Document made available under the Patent Cooperation Treaty (PCT)

International application number: PCT/JP05/006149

International filing date:

30 March 2005 (30.03.2005)

Document type:

Certified copy of priority document

Document details:

Country/Office: JP

Number:

2004-103364

Filing date:

31 March 2004 (31.03.2004)

Date of receipt at the International Bureau: 20 May 20

20 May 2005 (20.05.2005)

Remark:

Priority document submitted or transmitted to the International Bureau in

compliance with Rule 17.1(a) or (b)



World Intellectual Property Organization (WIPO) - Geneva, Switzerland Organisation Mondiale de la Propriété Intellectuelle (OMPI) - Genève, Suisse

日本国特許庁 JAPAN PATENT OFFICE

別紙添付の書類に記載されている事項は下記の出願書類に記載されている事項と同一であることを証明する。

This is to certify that the annexed is a true copy of the following application as filed with this Office.

出 願 年 月 日 Date of Application:

2004年. 3月31日

出 願 番 号 Application Number:

特願2004-103364

バリ条約による外国への出願 に用いる優先権の主張の基礎 となる出願の国コードと出願 番号

JP2004-103364

The country code and number of your priority application, to be used for filing abroad under the Paris Convention, is

出 願 人

関東電化工業株式会社

Applicant(s):

2005年

4月27日



特許庁長官 Commissioner, Japan Patent Office

特許願 【書類名】 【整理番号】 040557 【提出日】 平成16年 3月31日 特許庁長官殿 【あて先】 【国際特許分類】 C23CCOIB【発明者】 群馬県渋川市1497番地 関東電化工業株式会社渋川工場内 【住所又は居所】 【氏名】 谷岡 貴 【発明者】 群馬県渋川市1497番地 関東電化工業株式会社渋川工場内 【住所又は居所】 深江 功也 【氏名】 【発明者】 東京都千代田区丸の内一丁目2番1号 関東電化工業株式会社 【住所又は居所】 【氏名】 米村 泰輔 【特許出願人】 【識別番号】 000157119 関東電化工業株式会社 【氏名又は名称】 【代理人】 100089705 【識別番号】 東京都千代田区大手町二丁目2番1号 新大手町ビル206区 【住所又は居所】 ユアサハラ法律特許事務所 【弁理士】 社本 一夫 【氏名又は名称】 【電話番号】 03 - 3270 - 6641【選任した代理人】 100076691 【識別番号】 【弁理士】 増井 忠弐 【氏名又は名称】 【選任した代理人】 【識別番号】 100075270 【弁理士】 【氏名又は名称】 小林 泰 【選任した代理人】 100080137 【識別番号】 【弁理士】 千葉 昭男 【氏名又は名称】 【選任した代理人】 【識別番号】 100096013 【弁理士】 【氏名又は名称】 富田 博行 【選任した代理人】 【識別番号】 100094008 【弁理士】 【氏名又は名称】 沖本 一暁 【手数料の表示】 【予納台帳番号】 051806 【納付金額】 21,000円 【提出物件の目録】

特許請求の範囲 !

【物件名】

 【物件名】
 明細書 1

 【物件名】
 図面 1

 【物件名】
 要約書 1

.

•
•
•

.

.

【書類名】特許請求の範囲

【請求項1】

第1のゾーン中で、含フッ素化合物含有ガスにエネルギーを付与することにより、含フッ素化合物含有ガス中の少なくとも1つの含フッ素化合物を励起し;

励起した含フッ素化合物を含む励起含フッ素化合物含有ガスを第1のゾーンと連通した第2のゾーンに輸送し;

第2のゾーン中で、励起した含フッ素化合物の一部または全部が変換された F_2 を含む F_2 含有ガスを物品の表面と接触させ、該物品の表面を改質する;

工程を含み、

第1のゾーンで励起された含フッ素化合物の一部または全部が第2のゾーンで物品表面と接触するまでに変換された F_2 ガスを利用する、

表面改質方法。

【請求項2】

第1のゾーンが減圧下にあり、第2のゾーンが常圧または加圧下にある、請求項1に記載の表面改質方法。

【請求項3】

第1のチャンバー中で、含フッ素化合物含有ガスにエネルギーを付与することにより、含フッ素化合物含有ガス中の少なくとも1つの含フッ素化合物を励起し;

第1のチャンバーと第2のチャンバーとを接続するガス流路を通じて、励起された含フッ素化合物を含む励起含フッ素化合物含有ガスを第1のチャンバーから第2のチャンバーへ輸送し;

第2のチャンパー中で、励起した含フッ素化合物の一部または全部が変換されて生成した F_2 ガスを含む F_2 含有ガスを物品の表面と接触させ、該物品の表面を改質する;工程を含み、

第1のチャンバーで励起された含フッ素化合物の一部または全部が第2のチャンバーで物品表面と接触するまでに変換されたF2ガスを利用する、表面改質方法。

【請求項4】

第1のチャンバーが減圧下にあり、第2のチャンバーが常圧または加圧下にある、請求項3に記載の表面改質方法。

【請求項5】

第1のチャンバーと第2のチャンバーとを接続するガス流路中に真空ポンプが設置され

励起含フッ素化合物含有ガスを第1のチャンパーから第2のチャンパーへ輸送する工程に該真空ポンプが用いられる、

請求項3または4に記載の表面改質方法。

【請求項6】

含フッ素化合物含有ガスにエネルギーを付与してから、含フッ素化合物含有ガスを表面 改質される物品と接触させるまでの間に、不活性ガス及び/または酸素を導入する工程を さらに含む、請求項1-5の何れかに記載の表面改質方法。

【請求項7】

エネルギーを付与する工程が含フッ素化合物含有ガスのブラズマ化を含む、請求項1-6の何れかに記載の表面改質方法。

【請求項8】

含フッ素化合物が、直鎖、分枝状、若しくは環状の飽和パーフルオロカーボン、直鎖、分枝状、若しくは環状の不飽和パーフルオロカーボン、カルボニルフッ化物、パーフルオロハイボフルオライド、パーフルオロ過酸化物、パーフルオロエーテル化合物、含酸素フッ化物、ハロゲン間フッ化物、含ヨウ素フッ化物、含硫黄フッ化物、含窒素フッ化物、含ケイ素フッ化物、含希ガスフッ化物、又はそれらの組み合わせから選択されるガス状の含フッ素化合物である、請求項1-7の何れかに記載の表面改質方法。

【請求項9】

含フッ素化合物が、CF4、C2F6、C3F8、C4F10、C5F12、C6F14、C2F4、C3F6、C4F8、C5F10、C6F12、C4F6、FCOF、CF3COF、CF2(COF)2、C3F7COF、CF3OF、C2F5OF、CF2(OF)2、CF3COOF、CF3OOCCF3、CF3COOF、CF3OCF3、C2F5OC2F5、C2F4OC2F4、OF2、SOF2、SOF4、NOF、C1F3、1F5、BrF5、BrF3、CF3I、C2F5I、N2F4、NF3、NOF3、SiF4、Si2F6、XeF2、XeF4、KrF2、SF4、SF6、又はこれらの混合物から選択される、請求項1-8の何れかに記載の表面改質方法。

【請求項10】

含フッ素化合物含有ガスが、不活性ガス及び/または酸素を含む、請求項1-9の何れかに記載の表面改質方法。

【請求項11】

不活性ガスがH e 、N e 、A r 、X e 、K r 、N $_2$ 、またはそれらの組み合わせである、請求項 1 0 に記載の表面改質方法。

【請求項12】

表面改質が物品表面のフッ素化によって行われる、請求項1-11の何れかに記載の方法。

【請求項13】

表面改質される物品が金属及び/又はポリマーを含む、請求項1-12の何れかに記載の表面改質方法。

【請求項14】

エネルギーを付与する手段を備え、含フッ素化合物含有ガスにエネルギーを付与することにより含フッ素化合物含有ガス中の少なくとも1つの含フッ素化合物が励起される、第1のゾーン;

第1のゾーンと連通し、内部に表面改質される物品を有し、励起された含フッ素化合物の一部または全部が変換された F_2 ガスを含む F_2 含有ガスが該物品の表面と接触して該物品の表面を改質する、第2のゾーン;

を備えた表面改質装置。

【請求項15】

エネルギーを付与する手段を備え、含フッ素化合物含有ガスにエネルギーを付与することにより含フッ素化合物含有ガス中の少なくとも1つの含フッ素化合物が励起される、第1のチャンバー;

該含フッ素化合物含有ガスを第1のチャンバーから第2のチャンバーへ流通させる、ガス流路;及び

内部に表面改質される物品を有し、励起された含フッ素化合物の一部または全部が変換された F_2 ガスを含む F_2 含有ガスが該物品の表面と接触して該物品の表面を改質する、第2のチャンバー;

を備えた表面改質装置。

【請求項16】

ガス流路中に真空ポンプを更に備えた請求項15に記載の表面改質装置。

【請求項17】

エネルギーを付与する手段がプラズマ発生装置である、請求項 14-16の何れかに記載の表面改質装置。

【書類名】明細書

【発明の名称】含フッ素化合物から発生させたFクガスを利用する表面改質方法

【技術分野】

[0001]

本発明は、含フッ素化合物を励起して分解することにより発生させた F_2 ガスを、物品の表面と接触させて表面を改質する方法に関する。本発明は、含フッ素化合物を励起して分解することにより発生させた F_2 ガスを、物品の表面と接触させて表面を改質するための装置にも関する。

【背景技術】

[0002]

プラズマCVD法は、半導体デバイスの製造における薄膜形成に広く用いられている。プラズマCVD法では、NF3等のガス状の含フッ素化合物をプラズマ化し、該プラズマ生成種により半導体基板表面のエッチングやCVDチャンバーのクリーニングが行われている。この様なプラズマ化の際、 F_2 ガスも生成するが、 F_2 ガスは排ガスとして処理されている。

[0003]

例えば、 F_2 ガスをプラズマ化し、このプラズマを用いてCVDチャンパーの内壁をクリーニングする方法も知られているが(例えば、特許文献 1 を参照)、 F_2 ガス自体を利用するのではなく、 F_2 ガスのプラズマが使用される。

[0004]

含フッ素化合物に由来するプラズマを用いて半導体以外の材料の表面処理を行う方法としては、金属材料の表面処理が報告されている(特許文献 2)。しかし、この方法ではプラズマが表面処理される物品の内部に侵入し、該物品に損傷を与える可能性がある。

[0005]

 F_2 ガスをプラズマ化せずに用いて表面処理を行う方法も報告されている(例えば、特許文献3を参照)。しかし、このように F_2 ガスを直接用いる方法には、以下の問題がある。まず、 F_2 ガスの毒性、危険性、反応性、及び腐食性のため、 F_2 ガスを大量に保管、輸送、及び使用することが困難である。危険性を低減するため希釈した F_2 ガスを使用することもできるが、保管及び輸送コストが増加する。さらに、 F_2 ガスが接触する部位には非常に安定な材料を用いる必要があるため、表面処理設備のコストが高くなる。

【特許文献1】特開2004-039740号公報

【特許文献2】特開2000-319433号公報

【特許文献3】特開2001-240956号公報

【発明の開示】

【発明が解決しようとする課題】

[0006]

本発明は上記のような事情に鑑みなされたものであり、簡便な装置において安全で容易に F_2 ガスによる表面改質を行う方法を提供する。本発明は、安全で容易に F_2 ガスによる表面改質を行うことができる装置も提供する。

【課題を解決するための手段】

[0007]

本発明者らはこれらの課題を解決すべく鋭意検討を進めた結果、 F_2 ガスよりも取り扱いが容易な含フッ素化合物を含有するガスを供給し、表面改質前に該含フッ素化合物を F_2 ガスに変換することにより、安全で容易に F_2 ガスによる表面改質を行うことができることを発見し、本発明を完成させた。

[0008]

本発明によれば、含フッ素化合物から表面改質に必要とされる量の F_2 ガスを製造して表面改質に使用できるため、大量の F_2 ガスを予め準備・保管する必要がない。

即ち、本発明は、以下のものを提供する。

(1) 第1のソーン中で、含フッ素化合物含有ガスにエネルギーを付与することにより

、含フッ素化合物含有ガス中の少なくとも1つの含フッ素化合物を励起し;励起した含フッ素化合物を含む励起含フッ素化合物含有ガスを第1のゾーンと連通した第2のゾーンに輸送し;第2のゾーン中で、励起した含フッ素化合物の一部または全部が変換されたF2を含むF2含有ガスを物品の表面と接触させ、該物品の表面を改質する;工程を含み、

第1のゾーンで励起された含フッ素化合物の一部または全部が第2のゾーンで物品表面と接触するまでに変換されたF₂ガスを利用する、表面改質方法。

- (2) 第1のゾーンが減圧下にあり、第2のゾーンが常圧または加圧下にある、(1) に記載の表面改質方法。
- (3) 第1のチャンパー中で、含フッ素化合物含有ガスにエネルギーを付与することにより、含フッ素化合物含有ガス中の少なくとも1つの含フッ素化合物を励起し;第1のチャンパーと第2のチャンパーとを接続するガス流路を通じて、励起された含フッ素化合物を含む励起含フッ素化合物含有ガスを第1のチャンパーから第2のチャンパーへ輸送し;第2のチャンパー中で、励起した含フッ素化合物の一部または全部が変換されて生成した F_2 ガスを含む F_2 含有ガスを物品の表面と接触させ、該物品の表面を改質する;工程を含み、

第1のチャンバーで励起された含フッ素化合物の一部または全部が第2のチャンバーで物品表面と接触するまでに変換されたF₂ガスを利用する、表面改質方法。

- (4) 第1のチャンパーが減圧下にあり、第2のチャンパーが常圧または加圧下にある、(3)に記載の表面改質方法。
- (5) 第1のチャンバーと第2のチャンバーとを接続するガス流路中に真空ポンプが設置され、含フッ素化合物含有ガスを第1のチャンバーから第2のチャンバーへ輸送する工程に該真空ポンプが用いられる、(3)または(4)に記載の表面改質方法。
- (6) 含フッ素化合物含有ガスにエネルギーを付与してから、含フッ素化合物含有ガスを表面改質される物品と接触させるまでの間に、不活性ガス及び/または酸素を導入する工程をさらに含む、(1)-(5)の何れかに記載の表面改質方法。
- (7) エネルギーを付与する工程が含フッ素化合物含有ガスのプラズマ化を含む、(1)-(6)の何れかに記載の表面改質方法。
- (8) 含フッ素化合物が、直鎖、分枝状、若しくは環状の飽和パーフルオロカーボン、直鎖、分枝状、若しくは環状の不飽和パーフルオロカーボン、カルボニルフッ化物、パーフルオロハイボフルオライド、パーフルオロ過酸化物、パーフルオロエーテル化合物、含酸素フッ化物、ハロゲン間フッ化物、含ヨウ素フッ化物、含硫黄フッ化物、含窒素フッ化物、含ケイ素フッ化物、含希ガスフッ化物、又はそれらの組み合わせから選択されるガス状の含フッ素化合物である、(1) (7) の何れかに記載の表面改質方法。
- (9) 含フッ素化合物が、CF4、C2F6、C3F8、C4F10、C5F12、C6F14、C2F4、C3F6、C4F8、C5F10、C6F12、C4F6、FCOF、CF3COF、CF2(COF)2、C3F7COF、CF3OF、C2F5OF、CF2(OF)2、CF3COOF、CF3OOF、CF3OOCF3、CF3COOF、CF3OCF3、C2F5OC2F5、C2F4OC2F4、OF2、SOF2、SOF4、NOF、C1F3、IF5、BrF5、BrF3、CF3I、C2F5I、N2F4、NF3、NOF3、SiF4、Si2F6、XeF2、XeF4、KrF2、SF4、SF6、又はこれらの混合物から選択される、(1) (8) の何れかに記載の表面改質方法。
- (10) 含フッ素化合物含有ガスが、不活性ガス及び/または酸素を含む、(1)-(9)の何れかに記載の表面改質方法。
- (11) 不活性ガスがHe、Ne、Ar、Xe、Kr、N₂、またはそれらの組み合わせである、(10) に記載の表面改質方法。
- (12) 表面改質が物品表面のフッ素化によって行われる、(1)-(11)の何れかに記載の方法。
- (13) 表面改質される物品が金属及び/又はポリマーを含む、(1)ー(12)の何れかに記載の表面改質方法。
- (14) エネルギーを付与する手段を備え、含フッ素化合物含有ガスにエネルギーを付

与することにより含フッ素化合物含有ガス中の少なくとも1つの含フッ素化合物が励起される、第1のゾーン;第1のゾーンと連通し、内部に表面改質される物品を有し、励起された含フッ素化合物の一部または全部が変換された F_2 ガスを含む F_2 含有ガスが該物品の表面と接触して該物品の表面を改質する、第2のゾーン;を備えた表面改質装置。

(15) エネルギーを付与する手段を備え、含フッ素化合物含有ガスにエネルギーを付与することにより含フッ素化合物含有ガス中の少なくとも1つの含フッ素化合物が励起される、第1のチャンバー;該含フッ素化合物含有ガスを第1のチャンバーから第2のチャンバーへ流通させる、ガス流路;及び内部に表面改質される物品を有し、励起された含フッ素化合物の一部または全部が変換された F_2 ガスを含む F_2 含有ガスが該物品の表面と接触して該物品の表面を改質する、第2のチャンバー;を備えた表面改質装置。

- (16) ガス流路中に真空ポンプを更に備えた(15)に記載の表面改質装置。
- (17) エネルギーを付与する手段がプラズマ発生装置である、(14)-(16)の何れかに記載の表面改質装置。

【発明を実施するための最良の形態】

[0009]

本発明において、含フッ素化合物含有ガスにエネルギーを付与する第1のゾーンと物品表面を改質する第2のゾーンとは、同一のチャンバー中に設けられてもよい。ここで第1のゾーンは、エネルギーを付与する手段により含フッ素化合物含有ガスにエネルギーが付与される空間をさし、第2のゾーンとは、表面改質される物品が設置される空間をさす。第1のゾーンと第2のゾーンとはガス連通し、含フッ素化合物含有ガスが第1のゾーンから第2のゾーンへガス流通する。第1及び第2のゾーンは、同一チャンバー内で異なる場所にも設けられる。例えば、エネルギーを付与する手段と表面改質する物品を搭載する手段とを異なる位置に設置する場合、前者を含む空間が第1のゾーンとなり、後者を含む空間が第2のゾーンとなる。

[0010]

第1のゾーン及び第2のゾーンは、異なるチャンバーであってもよい。この場合、第1のゾーン及び第2のゾーンは各々第1のチャンバー及び第2のチャンバーとなる。第1のチャンバー及び第2のチャンバーは、任意の公知の方法によりガス連通される。例えば、第1のチャンバー及び第2のチャンバーがガス流路によって接続され、含フッ素化合物含有ガスが該ガス流路を通じて第1のゾーンから第2のゾーンへ流通する。

[0011]

また、第1のゾーンと第2のゾーンとの間に連通を保ちつつ隔離壁を設けてもよい。この場合、第1のゾーン及び/又は第2のゾーンを作動排気することにより、両者の圧力を独立に変動させることができる。第1のゾーンが減圧下にあり、第2のゾーンが第1のゾーンよりも高い圧力にある場合、圧力を上げることにより、励起された含フッ素化合物の一部または全部が F_2 に変換されうる。ただし、 F_2 への変換はかかる態様に限定されるものではなく、第1のゾーン中で行われてもよく、第1のゾーンから第2のゾーンへの輸送過程で行われてもよい。

$[0 \ 0 \ 1 \ 2]$

本発明において、第1のゾーンに供給される含フッ素化合物含有ガス中の含フッ素化合物に特に制限はなく、エネルギー付与によって励起し分解された後に F_2 ガスを生成し、 F_2 ガスよりも取り扱いが容易であれば、何れの化合物も使用することができる。取り扱いの容易性という点からは、使用条件下でガス状にある含フッ素化合物が好ましい。例えば、25 $\mathbb C$ 、1 気圧で気体である化合物が好ましい。

[0013]

含フッ素化合物には、直鎖、分枝状、若しくは環状の飽和パーフルオロカーボン、直鎖、分枝状、若しくは環状の不飽和パーフルオロカーボン、カルボニルフッ化物、パーフルオロハイボフルオライド、パーフルオロ過酸化物、パーフルオロエーテル化合物、含酸素フッ化物、ハロゲン間フッ化物、含ヨウ素フッ化物、含硫黄フッ化物、含窒素フッ化物、含ケイ素フッ化物、含希ガスフッ化物、又はそれらの組み合わせが含まれる。

[0014]

本明細書において、パーフルオロカーボンとは、日原子が全てF原子で置換された炭化水素を指す。本明細書において、接頭語を付与せずに又は構造異性体の区別なしに記載した置換又は無置換の炭化水素基は、特に断らない限り全ての異性体を含む。例えば、 C_4 F_{10} は $n-C_4$ F_{10} 及び $i-C_4$ F_{10} を含む。環状化合物とは、単環式化合物であっても多環式化合物であってもよく、脂環式化合物であっても芳香族化合物であってもよく、また炭素環式化合物であっても複素環式化合物であってもよい。

[0015]

飽和パーフルオロカーボンとは、炭素-炭素多重結合を有しないパーフルオロカーボンを指す。飽和パーフルオロカーボンの炭素数に特に制限はないが、好ましくは1-8、さらに好ましくは1-6である。直鎖飽和パーフルオロカーボンには、 CF_4 、 C_2F_6 、 C_3F_8 、 $n-C_4F_{10}$ 、 $n-C_5F_{12}$ 、及び $n-C_6F_{14}$ が含まれる;分枝状飽和パーフルオロカーボンには、 $i-C_4F_{10}$ 、 $i-C_5F_{12}$ 、C (CF_3) $_4$ 、 $i-C_6F_{14}$ 、 C_3F_7CF (CF_3) $_2$ が含まれる;環式パーフルオロカーボンには、 C_6F_{12} が含まれる。

[0016]

不飽和パーフルオロカーボンとは、炭素一炭素二重結合及び/又は三重結合を少なくとも一つ有するパーフルオロカーボンを指す。不飽和パーフルオロカーボンの炭素数に特に制限はないが、好ましくは 2-8、さらに好ましくは 2-6 である。例えば、不飽和パーフルオロカーボンには C_2F_4 、 C_3F_6 、CF (CF_3) = F (CF_3)、 CF_2 = C (CF_3) CF_4 (C_3F_6) CF_6 (CF_7) CF_7 ($CF_$

[0017]

カルボニルフッ化物とは、カルボニル基及びフッ素を含む化合物を指す。カルボニルフッ化物には、FCOF、CF3COF、CF2(COF)2、及びC3F7COFが含まれる

[0018]

バーフルオロ過酸化物とは、H原子が全てF原子で置換された過酸化物を指し、CF3OCF3が含まれる。

パーフルオロエーテル化合物とは、H原子か全てF原子で置換されたエーテルを指し、CF $_3$ OCF $_3$ 、C $_2$ F $_5$ OC $_2$ F $_5$ 、及びC $_2$ F $_4$ OC $_2$ F $_4$ か含まれる。

$[0\ 0\ 1\ 9]$

パーフルオロハイポフルオライドとは、少なくとも1つの-OH基を有する化合物の-OH基を全て-OF基で置換し、-OH基以外のHが全てFで置換して得られる構造を有する化合物を指す。パーフルオロハイポフルオライドには、 CF_3OF 、 C_2F_5OF 、 CF_2 (OF) $_2$ 、及び CF_3 COOFが含まれる。

[0020]

含酸素フッ化物には、上記のカルボニルフッ化物、パーフルオロ過酸化物、パーフルオロエーテル化合物に加え、OF2、SOF2、SOF4、NOF及びNOF3が含まれる。 ハロゲン間フッ化物とは、フッ素以外のハロゲンとフッ素との間に結合が形成された化合物を指す。ハロゲン間フッ化物には、ClF3、IF5、BrF5、及びBrF3が含まれる。

[0021]

含ヨウ素フッ化物とは、ヨウ素及びフッ素を含有する化合物を指し、 CF_3I 、及び C_2 F₅Iが含まれる。

含窒素フッ化物とは、窒素及びフッ素を含有する化合物を指し、 N_2F_4 、 NF_3 、 NOF_3 か含まれる。

[0022]

含ケイ素フッ素化合物とは、ケイ素及びフッ素を含有する化合物を指し、 SiF_4 、 Si_2F_6 が含まれる

含希ガスフッ素化合物とは、希ガス及びフッ素を含有する化合物を指し、XeF₂、X

eF₄、及びKrF₂が含まれる。

[0023]

含硫黄フッ素化合物とは、硫黄及びフッ素を含有する化合物を指し、 SF_4 、 SF_6 、 SOF_2 、及び SOF_4 が含まれる。

これらの含フッ素化合物は単独で使用してもよく、組み合わせて使用してもよい。

[0024]

第1のゾーンに供給される含フッ素化合物含有ガスは、含フッ素化合物以外のガスを含有してもよい。含フッ素化合物以外のガスの種類及び流量、並びに第1のゾーンの圧力は、第1のゾーンで含フッ素化合物を励起する態様、及び、目的とする生成 F_2 濃度に応じて選択される。第1のゾーンでプラズマを発生させる場合、含フッ素化合物以外のガスとして不活性ガス及び/または酸素を用いることができる。不活性ガスには、He、Ne、Ar、Xe、Kr、 N_2 、またはそれらの組み合わせが含まれる。含フッ素化合物が窒素含有フッ素化合物である場合、Ar が好ましく、含フッ素化合物がバーフルオロカーボンである場合、 O_2 が好ましい。

[0025]

第1のゾーンにおいて含フッ素化合物にエネルギーを付与して励起する方法としては、励起後に F_2 が生成するという条件を充たせは特に制限はなく、プラズマ化、光照射、及び加熱が挙げられる。励起とは、基底状態より高いエネルギー状態に遷移させることをいう。プラズマ化には任意の公知の手法を用いることができ、例えは誘導結合プラズマ(ICP)、ヘリコン波プラズマ、及び電子サイクロトロン共鳴プラズマ(ECR)が挙げられる。光照射には、紫外線照射やレーザー照射が含まれる。含フッ素化合物が加熱により分解して F_2 を生成する化合物である場合、エネルギーを付与する方法として加熱を用いることもできる。

[0026]

第1のゾーンで励起された含フッ素化合物を含有するガスは、第2のゾーンで表面改質される物品と接触するまでの間に F_2 を生成する。 F_2 の生成の場所及び時期に制限はなく、第1のゾーンで生成してもよく、第1のゾーンから第2のゾーンへ輸送する間に生成してもよく、第2のゾーン中で生成してもよい。第1のゾーン及び第2のゾーンが異なるチャンバーである場合、両者を接続するガス流路中で F_2 が生成してもよい。 F_2 生成する反応機構に制限はなく、例えば励起により生じた F_2 ラジカルの再結合が挙げられる。

[0027]

含フッ素化合物含有ガスが2以上の含フッ素化合物を含有する場合、全ての種類の含フッ素化合物から F_2 が生成してもよく、一部の種類の含フッ素化合物のみが F_2 生成に寄与してもよい。含フッ素化合物の中で F_2 に変換される割合が高い方が好ましく、含フッ素化合物の全ての量が F_2 に変換されてもよい。なお第1のゾーンに供給される際に含フッ素化合物を含有したガスは、本明細書では「含フッ素化合物含有ガス」と表記する。第1のゾーンで励起された含フッ素化合物を含有するガスを、「励起含フッ素化合物含有ガス」と表記する。なお、「励起含フッ素化合物含有ガス」中に、励起された含フッ素化合物由来の F_2 が含まれる場合がある。

[0.0 2 8]

第1のゾーンで処理された含フッ素化合物含有ガスは、第2のゾーンに輸送される。第1のゾーンで処理された含フッ素化合物含有ガスは、第1のゾーン中で F_2 ガスを生成することもあり、時間の経過と共に F_2 ガスを生成することもある。含フッ素化合物含有ガスの全圧及び/または励起された含フッ素化合物の分圧を増加することにより、 F_2 ガスの生成を促進しうる。よって、第1のチャンバーと第2のチャンバーとをガス流路により連通させる場合、含フッ素化合物含有ガスを外部に取り出すことなく第2のチャンバーに輸送できる。

[0029]

本発明の方法では、表面改質に必要な量の F_2 ガスを第1のゾーンで含フッ素化合物を励起することにより製造し、第2のゾーンで表面改質に消費するため、予め大量の F_2 ガ

スを準備または輸送し、取り扱う必要がないという利点が得られる。つまり、表面改質を行う前は F_2 ガスよりも安定で取り扱いが容易な含フッ素化合物の形態で保存し、表面改質の際に該含フッ素化合物を F_2 ガス源として利用することにより、 F_2 ガスの取り扱いに関する問題を解決することができる。

[0030]

含フッ素化合物を励起してから表面改質される物品と接触させるまでの間に、該含フッ素化合物に別のガスを混合してもよい。混合する別のガスとしては、不活性ガスが好ましい。ここで不活性ガスとは、前述の通りである。別のガスの導入は、第1のゾーン内及び第2のゾーン内の任意の位置で行うことができる。第1のゾーン及び第2のゾーンが異なるチャンパーである場合、別のガスの導入は、第1のチャンパー内、第2のチャンパー内、及び、第1のチャンパーと第2のチャンパーとを接続するガス流路の任意の位置で行うことができる。

[0031]

第1のゾーンから取り出される時点で、励起含フッ素化合物含有ガスは F_2 を含有することがある。 F_2 ガスの危険性及び反応性の観点から、 F_2 含有ガスの F_2 ガス濃度は低いことが好ましい。

[0032]

第1のチャンバーから含フッ素化合物含有ガスを取り出すため、第1のチャンバーを真空ボンプで排気し、排気された含フッ素化合物含有ガスを第2のチャンバーに導入してもよい。真空ボンプは第1のチャンバーと第2のチャンバーとを接続するガス流路中に設置することができる。真空ボンプを使用する場合、別のガスとの混合は、第1のチャンバーと真空ボンプとの間で行ってもよく、真空ボンプと第2のチャンバーとの間で行ってもよい。

[0033]

第1のゾーンから取り出された後に混合される別のガスの流量、及び第2のゾーンの圧力は、表面改質される物品の材質及び表面積に応じて選択される。

表面改質がなされる物品に特に制限はなく、 F_2 ガスと接触して反応するものであれば、何れの材質の物品でもよい。表面が F_2 ガスと接触することにより、表面がフッ素化されることが好ましい。表面のフッ素化により、表面の撥水性、撥油性、防汚性、耐候性などの各種の特性が改善できる。 F_2 ガスと反応するという観点から、表面改質される物品は金属及 \mathcal{U} /又はポリマーを含むことが好ましく、表面に金属及 \mathcal{U} /又はポリマーを含むことが好ましく、表面に金属及 \mathcal{U} /又はポリマーを含むことがさらに好ましい。

[0.034]

金属としては、例えば鉄、アルミニウム、チタン、亜鉛、ニッケル、スズ、銅等の単体金属や、ステンレス、真鍮等の合金が挙げられる。ポリマーとしては、HDPE、LDPE、LLDPEといったポリエチレン、ポリプロピレン、ポリエチレンテレフタレートやポリエチレンナフタレート等のポリエステル、ポリ塩化ビニル、ポリ塩化ビニリデン、ナイロン、ポリ酢酸ビニル、ポリビニルアルコール、ポリビニルアセタール、ポリスチレン、が挙げられる。

[0035]

本発明は、第1のゾーン及び第2のゾーンを備えた表面改質装置に関し、第1のチャンバー、第2のチャンバー、及び第1のチャンバーと第2のチャンバーとを接続するガス流路を備えた表面改質装置にも関する。

[0036]

第1のゾーンはエネルギーを付与する手段を備え、含フッ素化合物含有ガスにエネルギーを付与することにより、含フッ素化合物含有ガス中の少なくとも1つの含フッ素化合物が励起される。エネルギーを付与する手段としては、プラズマ発生装置、光源、及び加熱源が挙げられる。プラズマ発生装置としては、ECRプラズマ装置、ICPプラズマ装置、及びヘリカル型プラズマ装置等が挙げられる。光源としては、キセノンランプ、エキシマレーザー等が挙げられる。加熱源としては、電気炉が挙げられる。

[0037]

第1のゾーンで含フッ素化合物を励起した後、励起含フッ素化合物含有ガスは第2のゾーンに輸送される。第1及び第2のゾーンが異なるチャンバーである場合、第1のチャンバー及び第2のチャンバーを接続するガス流路を通じて励起含フッ素化合物含有ガスが流通する。本発明の表面改質装置は、ガス流路中に真空ポンプをさらに備えてもよい。

[0038]

本発明の表面改質装置は、励起含フッ素化合物含有ガスと不活性ガスとを混合する手段をさらに備えてもよい。励起含フッ素化合物含有ガスと不活性ガスとを混合する手段に特に制限はなく、単に励起含フッ素化合物含有ガスの流路と不活性ガスの流路とか合流するよう設計されていてもよい。

[0039]

第2のゾーンは、表面改質される物品を搬入する手段を備えることができる。搬入手段に特に制限はなく、移動ステージが試料搬入室を経由して搬入されてもよい。第2のゾーンから排出されたガスにはF2や含フッ素化合物が残存する場合があるため、該排出ガスは排出ガス処理装置へ送られる。

[0040]

以下、含フッ素化合物含有ガスをプラズマ化により励起する本発明の実施態様について、図1を参照して説明する。

図1の表面改質装置において、第1のチャンパーはプラズマ発生装置を備え、プラズマ発生に適した圧力まで減圧にする。減圧にした後、プラズマ化により F_2 ガスを生じる含フッ素化合物、例えば NF_3 を含有するガスを、第1のチャンパーに供給する。含フッ素化合物を、第1のチャンパーに供給する前に他のガス、例えば N_2 やAr を混合してもよい。この混合を行う場合、含フッ素化合物及び別のガスを含有するガスが含フッ素化合物含有ガスとして第1のチャンパーに供給される。

[0041]

第1のチャンバーのプラズマ発生装置の作動条件は、供給される含フッ素化合物が励起されるよう選択される。作動条件は、含フッ素化合物の分解率が高くなるよう、好ましくは含フッ素化合物が完全に分解されるよう、選択される。

[0042]

励起含フッ素化合物含有ガスは、ガス流路を通じて第1のチャンパーから第2のチャンパーに輸送される。ガス流路中で、励起含フッ素化合物含有ガスに別のガスを混合し、F2濃度を表面改質に適した濃度とする。図中に示した3つの入口の内、1以上の任意の入口で別のガスを混合することができる。あるいはまた、別のガスを全く混合しなくてもよく、含フッ素化合物に別のガスが混合された含フッ素化合物含有ガスを予め準備してもよい。

[0043]

第2のチャンバーでは表面改質が行われる。第2のチャンバーから排出されるガスは、 排出ガス処理装置に導入される。

図1の装置では、真空ポンプまでは大気圧より低い圧力に保持される。真空ポンプより 下流での圧力は真空ポンプまでの圧力より高い圧力であれば大気圧より低くてもよく、別 のガスの混合により加圧されてもよい。

[0044]

図 2 は、直空ポンプまでが大気圧より低い減圧下で、直空ポンプより下流での圧力が大 気圧以上となる装置の例を示す。

【実施例】

[0045]

以下、本発明を実施例により説明するが、本発明が以下の実施例に限定されるものではない。

[実施例1]

図lの装置を用いて、含フッ素化合物含有ガスからF2を製造した。含フッ素化合物と

してNF3を用い、ブラズマ発生装置として誘導結合プラズマ(ICP)発生装置(Landmark Technology社製Litmas Blue1200)を使用した。

[0046]

まず、第1のチャンバーを1Torrまで減圧した。次に、NF $_3$ (流量:200s ccm)を希釈ガス入口1でAr (流量:300s ccm) により希釈して含フッ素化合物含有ガスを作成し、この含フッ素化合物含有ガスを第1のチャンバーに供給した。プラズマ発生装置には1200Wの出力を印加した。第1のチャンバーから放出された含フッ素化合物含有ガスを、希釈ガス入口3で窒素(流量:9300s ccm)により再度希釈した。

[0047]

本実施例のNF 3流量では、供給したNF 3が完全に分解すると(NF $3 \rightarrow 1$ / 2 N 2 + 3 / 2 F 2)、N 2 及びF 2 かそれぞれ100sccm、300sccm発生することになる。従って、NF 3 か完全に分解した場合には、窒素で再希釈した後のF 2 の濃度は3.0 vol. %となる。

[0048]

[実施例2]

第1のチャンパーから放出された含フッ素化合物含有ガスを希釈する窒素の流量を5300 sccmに変更した点を除き、実施例 1 と同様に実験を行った。なお、この条件でNF 3 が完全分解する場合、第2のチャンパーに輸送される含フッ素化合物含有ガス中のF 2 の濃度は5.0 vo 1 %となる。

[0049]

サンプリングされた含フッ素化合物含有ガス中の F_2 濃度は4.9vol.%であり、 NF_3 の分解率は98%であることがわかった。

[実施例3]

含フッ素化合物としてNF $_3$ に代えて C_2 F $_6$ を用い、 C_2 F $_6$ (流量:40sccm)を O_2 (流量:160sccm)で希釈して含フッ素化合物含有ガスを作成し、第 1のチャンバーから放出される含フッ素化合物含有ガスを希釈する窒素の流量を100slmに変更した点を除き、実施例 1と同様に実験を行った。

[0050]

サンプリングされた含フッ素化合物含有ガス中には、710ppmの F_2 ガスが検出され、供給した C_2F_6 の分解率はほぼ100%であった。

[実施例4]

含フッ素化合物として C_2F_6 に代えてFCOFを用いた点を除き、実施例3と同様にして実験を行った。

[0051]

サンプリングされた含フッ素化合物含有ガス中には、140ppmのF2ガスが検出され、供給したFCOFの分解率は69%であった。

[実施例5]

図1の装置を用いて、ポリプロピレンの表面改質を行った。含フッ素化合物としてNF3を用い、プラズマ発生装置として誘導結合プラズマ(ICP)発生装置(Landmark Technology社製Litmas Bluel200)を使用した。第2のチャンパーには、20mm×20mm×2mmのポリプロピレン(PP) 試料を設置した。

[0052]

まず、第1のチャンパーを|Torrまで減圧した。次に、NF $_3$ (流量:100sccm)を入口1でAr(流量:400sccm)により希釈して含フッ素化合物含有ガスを作成し、該含フッ素化合物含有ガスを第1のチャンパーに供給した。ブラズマ発生装置には、1200Wの出力を印加した。第1のチャンパーから放出された含フッ素化合物含有ガスを入口3で窒素(流量:14400sccm)により再度希釈し、第2のチャンパーに導入した。この条件でNF $_3$ が完全

分解すると、第2のチャンバーに導入される含フッ素化合物含有ガス中のF2濃度は、1vol.%となる。

[0053]

第2のチャンバーでは、PP試料を常圧下24℃で3時間、含フッ素化合物含有ガスと接触させた。

試料表面をULVAC-PHI社製XPS PHI Quantum 2000により分析した。処理前では、試料表面における農素の原子濃度は83atom%であり、フッ素の原子濃度は0atom%であったが、処理後では、農素の原子濃度は49atom%、フッ素の原子濃度は44atom%であった。このXPSの結果から、試料表面がフッ素化されたことがわかる。

[0054]

なお、XPSの測定条件は以下の通りである。

X線源:A] Kα 1486.6eV モノクロ化

X線出力:24.72W

X線ビーム直径:100.0mm

ソースアナライザ角:45.0°

ニュートラライザエネルギー:1.0V

ニュートラライザ電流:25.0nA

深さ方向の分析

スパッタイオン:Ar⁺

スパッタエネルギー:3.000keV

スパッタ電流:25.0nA

[実施例6]

NF3 (流量: 200sccm) をAr (流量: 300sccm) で希釈して含フッ素化合物含有ガスを作成し、第1のチャンバーから放出される含フッ素化合物含有ガスを流量9300sccmの窒素で希釈した点を除き、実施例5と同様にPP試料の表面改質を行った。NF3が完全に分解したと仮定すると、第2のチャンバーに導入される含フッ素化合物含有ガス中のF2濃度は3 vol.%となる。

[0055]

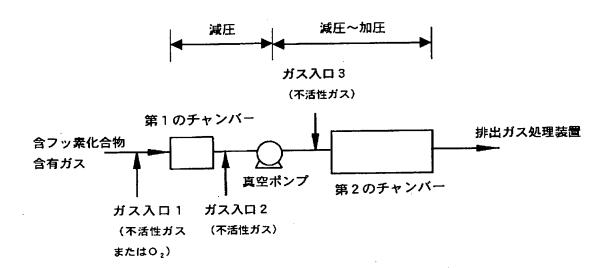
PP試料表面を実施例5と同様にULVAC-PHI社製XPS PHI Quantum 2000により分析した。処理前では、試料表面における炭素の原子濃度は83 a tom%、フッ素の原子濃度は0 a tom%であったが、処理後では、炭素の原子濃度は41 a tom%、フッ素の原子濃度は53 a tom%であった。この結果から、試料表面がフッ素化されたことがわかる。

【図面の簡単な説明】

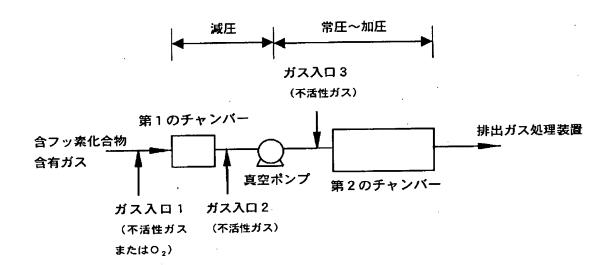
[0056]

【図1】図1は、本発明の表面改質装置の一例を示す。

【図2】図2は、本発明の表面改質装置の一例を示す。



【図2】



【書類名】要約書

【課題】

本発明は、簡便な装置において安全で容易に F_2 ガスによる表面改質を行う方法、及び F_2 ガスによる表面改質装置を提供する。

【解決手段】

本発明では、 F_2 よりも取り扱いが容易な含フッ素化合物を含有するガスを供給し、表面改質の前に含フッ素化合物を励起し分解することにより F_2 ガスに変換し、表面改質に使用する。本発明では必要量の F_2 ガスを表面改質の直前に得られるため、大量の F_2 ガスを予め準備、保存及び輸送する必要がない。

含フッ素化合物を F_2 ガスに変換する手段としては、含フッ素化合物のプラズマ化が挙げられる。

【選択図】 図1

OOO157119 19900816 新規登録

東京都千代田区丸の内1丁目2番1号 関東電化工業株式会社

(19) 世界知的所有権機関 国際事務局



. 1881/8 (1985) | 1 891/8 1985 (1985 1987) 1888/8 (1985 1986 1986 1987) | 1886 1987 1987 1987 1987 1987 1987 1

(43) 国際公開日 2005年10月13日(13.10.2005)

PCT

(10) 国際公開番号 WO 2005/095268 A1

(51) 国際特許分類7:

C01B 7/20,

C08J 7/00, C23C 8/08 // C08L 101:00

(21) 国際出願番号:

PCT/JP2005/006149

(22) 国際出願日:

2005年3月30日(30.03.2005)

(25) 国際出願の言語:

日本語

(26) 国際公開の言語:

日本語

(30) 優先権データ:

2004年3月31日(31.03.2004) JP 特願2004-103364

(71) 出願人(米国を除く全ての指定国について): 関東電化 工業株式会社 (KANTO DENKA KOGYO CO., LTD.) [JP/JP]; 〒1000005 東京都千代田区丸の内一丁目2番 1号 Tokyo (JP).

(72) 発明者; および

(75) 発明者/出願人 (米国についてのみ): 谷岡 貴 (TAN-IOKA, Takashi) [JP/JP]; 〒3778513 群馬県渋川市 1497番地 関東電化工業株式会社 渋川研究所 内 Gunma (JP). 深江 功也 (FUKAE, Katsuya) [JP/JP]; 〒3778513 群馬県渋川市1497番地 関東電化工 業株式会社 渋川研究所内 Gunma (JP). 米村 泰輔 (YONEMURA, Taisuke) [JP/JP]; 〒1000005 東京都千 代田区丸の内一丁目2番1号 関東電化工業株式会 社内 Tokyo (JP).

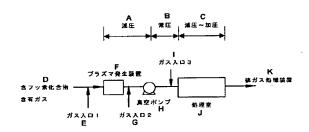
(74) 代理人: 社本 一夫 , 外(SHAMOTO, Ichio et al.); 〒 1000004 東京都千代田区大手町二丁目2番1号新大 手町ビル206区 ユアサハラ法律特許事務所 Tokyo

(81) 指定国(表示のない限り、全ての種類の国内保護が 可能): AE, AG, AL, AM, AT, AU, AZ, BA, BB, BG, BR,

/続葉有』

(54) Title: METHOD FOR PRODUCING F2-CONTAINING GAS, APPARATUS FOR PRODUCING F2-CONTAINING GAS, METHOD FOR MODIFYING ARTICLE SURFACE, AND APPARATUS FOR MODIFYING ARTICLE SURFACE

(54)発明の名称: F2含有ガスの製造方法及びF2含有ガスの製造装置、並びに物品の表面を改質する方法及び物品 の表面の改質装置



REDUCED PRESSURE

NORMAL PRESSURE
REDUCED PRESSURE TO INCREASED PRESSURE
GAS CONTAINING FLUORINE-CONTAINING COMP

A GENERATING APPARATUS

G... GAS INLET? H... VACUUM PUMP L... GAS INLET 3 J... PROCESS CHAMBER K... EXHAUST GAS PROCESSING APPARATUS

(57) Abstract: Disclosed are a method and apparatus for producing an F2-containing gas safely and easily. Also disclosed are a method and apparatus for modifying surfaces using the thus-produced F2-containing gas. In the present invention, a gas containing a fluorine-containing compound which can be handled more easily than F₂ is supplied, and the gas is transformed into an F₂ gas, which is to be used in surface modification, by exciting and decomposing the fluorine-containing compound before the surface modification. Since a required amount of I²₂ gas can be obtained just before surface modification, it is not necessary to prepare, store and transport a large amount of F2 gas in advance. The method for producing an F2-containing gas comprises a step wherein at least one fluorine-containing compound in a gas containing fluorine-containing compounds is excited by providing the gas containing fluorine-containing compounds with energy under a reduced pressure, and a part or the entire of the gas containing the excited fluorine-containing compound is transformed into F2 under a normal or increased pressure.

BW, BY, BZ, CA, CH, CN, CO, CR, CU, CZ, DE, DK, DM, DZ, EC, EE, EG, ES, FI, GB, GD, GE, GH, GM, HR, HU, ID, IL, IN, IS, JP, KE, KG, KP, KR, KZ, LC, LK, LR, LS, LT, LU, LV, MA, MD, MG, MK, MN, MW, MX, MZ, NA, NI, NO, NZ, OM, PG, PH, PL, PT, RO, RU, SC, SD, SE, SG, SK, SL, SM, SY, TJ, TM, TN, TR, TT, TZ, UA, UG, US, UZ, VC, VN, YU, ZA, ZM, ZW.

(84) 指定国 (表示のない限り、全ての種類の広域保護が可能): ARIPO (BW, GH, GM, KE, LS, MW, MZ, NA, SD, SL, SZ, TZ, UG, ZM, ZW), ユーラシア (AM, AZ, BY, KG, KZ, MD, RU, TJ, TM), ヨーロッパ (AT, BE,

BG, CH, CY, CZ, DE, DK, EE, ES, FI, FR, GB, GR, HU, IE, IS, IT, LT, LU, MC, NL, PL, PT, RO, SE, SI, SK, TR), OAPI (BF, BJ, CF, CG, CI, CM, GA, GN, GQ, GW, ML, MR, NE, SN, TD, TG).

添付公開書類:

一 国際調査報告書

2文字コード及び他の略語については、定期発行される 各PCTガゼットの巻頭に掲載されている「コードと略語 のガイダンスノート」を参照。

(57) 要約: 本発明は、安全で容易に F_2 含有ガスを製造する方法及びその装置、並びに製造した F_2 含有ガスで表面改質を行う方法及びその表面改質装置を提供する。 本発明では、 F_2 よりも取り扱いが容易な含フッ素化合物を含有するガスを供給し、表面改質の前に含フッ素化合物を励起し分解することにより F_2 ガスに変換し、表面改質に使用する。本発明では必要量の F_2 ガスを表面改質の直前に得られるため、大量の F_2 ガスを予め準備、保存及び輸送する必要がない。 F_2 含有ガスの製造方法は、減圧下で含フッ素化合物含有ガスにエネルギーを付与することにより含フッ素化合物含有ガス中の少なくとも 1 つの含フッ素化合物を励起し;そして励起した含フッ素化合物を含む励起含フッ素化合物含有ガスの一部または全部を常圧または加圧下で F_2 に変換する工程を含む。

明細書

F 含有ガスの製造方法及びF 含有ガスの製造装置、並びに物品の表面 を改質する方法及び物品の表面の改質装置

技術分野

- [0001] 本発明は、含フッ素化合物を減圧下で励起して活性種を生成させ、その後圧力を常圧または加圧状態にまで上昇させることで、生成した活性種の全てを実質的に失活させてフッ素 (F_2) を発生させる F_2 含有ガスの製造方法及び装置、及びその F_2 含有ガスを物品の表面と接触させて該表面を改質する方法及び装置に関する。背景技術
- [0002] プラズマCVD法は、半導体デバイスの製造における薄膜形成に広く用いられている。プラズマCVD法では、 NF_3 等のガス状の含フッ素化合物をプラズマ化し、該プラズマ生成種により半導体基板表面のエッチングやCVDチャンバーのクリーニングが行われている。この様なプラズマ化の際、 F_2 ガスも生成するが、 F_2 ガスは排ガスとして処理されている。
- [0003] 例えば、 F_2 ガスをプラズマ化し、このプラズマ生成種を用いてCVDチャンバーの内壁をクリーニングする方法も知られているが(例えば、特許文献1を参照)、 F_2 ガス自体を利用するのではなく、 F_2 ガスのプラズマが使用される。
- [0004] 含フッ素化合物に由来するプラズマを用いて半導体以外の材料の表面処理を行う 方法としては、金属材料やプラスチック材料の表面処理が報告されている(特許文献 2、及び特許文献4を参照)。しかし、この方法ではプラズマが表面処理される物品の 内部に侵入し、該物品に損傷を与える可能性がある。
- [0005] F₂ガスをプラズマ化せずに用いて表面処理を行う方法も報告されている(例えば、特許文献3を参照)。しかし、このようにF₂ガスを直接用いる方法には、以下の問題がある。まず、F₂ガスの毒性、危険性、反応性、及び腐食性のため、F₂ガスを大量に保管、輸送、及び使用することが困難である。危険性を低減するため希釈したF₂ガスを使用することもできるが、保管及び輸送コストが増加する。さらに、F₂ガスが接触する部位には非常に安定な材料を用いる必要があるため、表面処理設備のコストが高く

なる。

[0006] また、ハロゲン化合物を、大気圧又はその近傍の圧力下で低周波電圧を印加することにより励起して分解し、ハロゲン又はハロゲン化水素を発生させ、物品の表面を処理する方法が提案されている(特許文献5を参照)。大気圧又はその近傍の圧力下という条件で実施できることは、操作上簡易で安全な方法という利点をもつ。しかし、この方法では分解効率が低く、発生させ得るハロゲン又はハロゲン化水素の濃度はかなり希薄なレベルのものであって、その後の利用に供するのに充分な濃度や量を確保するのは容易なことでない。

特許文献1:特開2004-039740号公報

特許文献2:特開2000-319433号公報

特許文献3:特開2001-240956号公報

特許文献4:特開平8-217897号公報

特許文献5:特開平9-205272号公報

発明の開示

発明が解決しようとする課題

[0007] 本発明は上記のような事情に鑑みなされたものであり、簡便な装置において安全で容易にF₂ガスを製造する方法及び装置を提供する。本発明はまた、安全で容易にF₂ガスによる表面改質を行うことができる方法及び装置も提供する。

課題を解決するための手段

- [0008] 本発明者らはこれらの課題を解決すべく鋭意検討を進めた結果、F₂ガスよりも取り扱いが容易な含フッ素化合物を含有するガスを供給し、表面改質前に該含フッ素化合物をF₂ガスに変換することにより、安全で容易にF₂ガスによる表面改質を行うことができることを発見し、本発明を完成させた。また更には、含フッ素化合物を減圧状態で励起して活性種を生成させ、その後圧力を常圧または加圧状態にまで上昇させることで、生成した活性種の全てを実質的に失活させることにより、含フッ素化合物からF₂ガスを効率良く、充分な濃度と量とで発生させることができることを見出し、本発明を完成させた。
- [0009] 即ち、本発明は、以下のものを提供する。

- (1)減圧下で含フッ素化合物含有ガスにエネルギーを付与することにより含フッ素 [0010] 化合物含有ガス中の少なくとも1つの含フッ素化合物を励起し;そして 励起した含フッ素化合物を含む励起含フッ素化合物含有ガスの一部または全部を 常圧または加圧下でF_gに変換する;
 - 工程を含むF。含有ガスの製造方法。
- (2) 含フッ素化合物を励起する工程が、減圧下にある第1のゾーン中で行われ; [0011] F₀に変換する工程が、第1のゾーンと連通した常圧または加圧下にある第2のゾー ン中で行われる;
 - (1)に記載のF。含有ガスの製造方法。
- (3)含フッ素化合物を励起する工程が、減圧下にある第1のゾーン中で行われ; [0012]F₀に変換する工程が、励起含フッ素化合物含有ガスを第1のゾーンと連通した第2 のゾーンに輸送する間に輸送系内の圧力を常圧または加圧状態とすることを含む; (1)に記載のF。含有ガスの製造方法。
- (4) 含フッ素化合物を励起する工程が減圧下にある第1のゾーン中で行われ; [0013] F₀に変換する工程が第1のゾーン中の圧力を常圧または加圧状態とすることにより 行われる:
 - (1)に記載のF。含有ガスの製造方法。
- (5)含フッ素化合物を励起する工程が減圧下にある第1のチャンバー中で行われ; [0014] F₂に変換する工程が第1のチャンバーと第2のチャンバーとを接続するガス経路を 通じて励起された含フッ素化合物を含む励起含フッ素化合物含有ガスを第1のチャ ンバーから常圧または加圧下にある第2のチャンバーに輸送することを含む;
 - (1)に記載のF₂含有ガスの製造方法。
- (6) 含フッ素化合物を励起する工程が減圧下にある第1のチャンバー中で行われ; [0015] F₂に変換する工程が第1のチャンバーと第2のチャンバーとを接続するガス流路を 通じて、励起した含フッ素化合物を含む励起含フッ素化合物含有ガスを、第1のチャ ンバーから第2のチャンバーに輸送する間に、該輸送系内の圧力を常圧または加圧 状態とすることを含む;
 - (1)に記載のF。含有ガスの製造方法。

- [0016] (7)含フッ素化合物を励起する工程が減圧下にある第1のチャンバー中で行われ; F₂に変換する工程が第1のチャンバー中で第1のチャンバーを常圧または加圧に することにより行われる;
 - (1)に記載のF。含有ガスの製造方法。
- [0017] (8)第1のチャンバーと第2のチャンバーとを接続するガス流路中に真空ポンプが 設置され、励起含フッ素化合物含有ガスを第1のチャンバーから第2のチャンバーへ 輸送する工程に該真空ポンプが用いられる、(5)または(6)に記載のF₂含有ガスの 製造方法。
- [0018] (9)含フッ素化合物を励起する工程が含フッ素化合物含有ガスをプラズマ化することを含む、(1)~(8)の何れかに記載のF。含有ガスの製造方法。
- [0019] (10)含フッ素化合物が、直鎖、分枝状、若しくは環状の飽和パーフルオロカーボン、直鎖、分枝状、若しくは環状の不飽和パーフルオロカーボン、カルボニルフッ化物、パーフルオロハイポフルオライド、パーフルオロ過酸化物、パーフルオロエーテル化合物、含酸素フッ化物、ハロゲン間フッ化物、含ヨウ素フッ化物、含硫黄フッ化物、含窒素フッ化物、含ケイ素フッ化物、含希ガスフッ化物、又はそれらの組み合わせから選択されるガス状の含フッ素化合物である、(1)~(9)の何れかに記載のF2含有ガスの製造方法。
- [0020] (11) 含フッ素化合物が、 CF_4 、 C_2F_6 、 C_3F_8 、 C_4F_{10} 、 C_5F_{12} 、 C_6F_{14} 、 C_2F_4 、 C_3F_6 、 C_4F_8 、 C_5F_{10} 、 C_6F_{12} 、 C_4F_6 、FCOF、 CF_3 COF、 CF_2 (COF) $_2$ 、 C_3F_7 COF、 CF_3 OF、 C_2F_9 OF、 CF_9 (OF) $_2$ 、 CF_9 COOF、 CF_9 OOCF $_3$ CF $_3$ COOOF、 CF_9 OCF $_3$ CF $_3$ COOF、 CF_9 OCF $_3$ CF $_3$ CF
- [0021] (12)含フッ素化合物含有ガスが、不活性ガス及び/または酸素を含む、(1)~(1 1)の何れかに記載のF₂含有ガスの製造方法。
- [0022] (13)不活性ガスがHe、Ne、Ar、Xe、Kr、 N_2 、またはこれらの組み合わせである、(12)に記載の F_2 含有ガスの製造方法。
- [0023] (14)含フッ素化合物がNF、 C_2 F、及びCOFの群から選択される1種以上である、

- (1) \sim (13) の何れかに記載の F_{o} 含有ガスの製造方法。
- [0024] (15)含フッ素化合物が、パーフルオロカーボンあるいはパーフルオロカーボンの1 種以上を含む混合物のとき、酸素の存在下でプラズマ化される、(14)に記載のF₂含 有ガスの製造方法。
- [0025] (16) (1) \sim (15)の何れかに記載の F_2 含有ガスの製造方法により得られた F_2 含有ガスを物品の表面と滅圧もしくは加圧または常圧下で接触させる物品の表面を改質する方法。
- [0026] (17)含フッ素化合物含有ガスにエネルギーを付与してから、表面改質される物品と接触させるまでの間に、不活性ガス及び/または酸素を導入する工程をさらに含む、(16)に記載の表面改質方法。
- [0027] (18)表面改質が物品表面のフッ素化によって行われる、(16)または(17)に記載の表面改質方法。
- [0028] (19)表面改質される物品が、金属、金属化合物及びポリマーの群から選択される 1種以上である、(16)~(18)の何れかに記載の表面改質方法。
- [0029] (20)ポリマーが、ポリプロピレンを主成分とする物品である、(19)に記載の表面改質方法。
- [0030] (21)金属化合物が、金属酸化物、金属窒化物、金属炭化物、金属水酸化物及び 金属塩化物の群から選択される1種以上である、(19)に記載の表面改質方法。
- [0031] (22)金属化合物が、Siを主成分とする化合物である、(19)に記載の表面改質方法。
- [0032] (23) Siを主成分とする化合物が、Si,SiO $_2$,Si N,SiC,ポリシリコン,アモルファスシリコン、またはこれらの組み合わせである、(22) に記載の表面改質方法。
- [0033] (24)Siを主成分とする化合物が、LPCVD装置で成膜されたものである、(22)に記載の表面改質方法。
- [0034] (25)含フッ素化合物含有ガスを減圧下でプラズマ化する手段;及び プラズマ化手段と連通し、プラズマ化された含フッ素化合物含有ガスの圧力を常圧 または加圧状態に調整する圧力調整手段; を備えたF₂含有ガス製造装置。

- [0035] (26) (25) に記載の F_2 含有ガス製造装置の圧力調整手段と連通し、該 F_2 含有ガス製造装置で製造された F_2 含有ガスと物品の表面とを減圧もしくは加圧または常圧下で接触させるための物品を配置する手段を備えた表面改質装置。
- [0036] (27) 物品を配置する手段に連通する真空ポンプ若しくはコンプレッサーを更に 備えた(26)に記載の表面改質装置。
- [0037] (28) (25)~(27)の何れかに記載の装置を有機及び/または無機材料の直接フッ素化に用いる方法。

発明の効果

[0038] 本発明によれば、含フッ素化合物から用途ごと、特に材料の表面改質、 F_2 ガスを使用した合成反応などに必要とされる量の F_2 ガスを製造して使用できるため、取り扱いが難しい大量の F_2 ガスを予め準備・保管する必要がない。

図面の簡単な説明

- [0039] [図1]図1は、本発明の表面改質装置の一例を示す。 発明を実施するための最良の形態
- [0040] 本発明において、含フッ素化合物含有ガスにエネルギーを付与する第1のゾーンと物品表面を改質する第2のゾーンとは、同一のチャンバー中に設けられてもよい。ここで第1のゾーンは、エネルギーを付与する手段により含フッ素化合物含有ガスにエネルギーが付与される空間をさし、第2のゾーンとは、表面改質される物品が設置される空間をさす。第1のゾーンと第2のゾーンとはガス連通し、含フッ素化合物含有ガスが第1のゾーンから第2のゾーンへガス流通する。第1及び第2のゾーンは、同一チャンバー内で異なる場所にも設けられる。例えば、エネルギーを付与する手段と表面改質する物品を搭載する手段とを異なる位置に設置する場合、前者を含む空間が第1のゾーンとなり、後者を含む空間が第2のゾーンとなる。
- [0041] 第1のゾーン及び第2のゾーンは、異なるチャンバーであってもよい。この場合、第1のゾーン及び第2のゾーンは各々第1のチャンバー及び第2のチャンバーとなる。第1のチャンバー及び第2のチャンバーは、任意の公知の方法によりガス連通される。例えば、第1のチャンバー及び第2のチャンバーがガス流路によって接続され、含フッ素化合物含有ガスが該ガス流路を通じて第1のゾーンから第2のゾーンへ流通する。

- [0042] また、第1のゾーンと第2のゾーンとの間に連通を保ちつつ隔離壁を設けてもよい。この場合、第1のゾーン及び/又は第2のゾーンを作動排気することにより、両者の圧力を独立に変動させることができる。第1のゾーンが減圧下にあり、第2のゾーンが第1のゾーンよりも高い圧力にある場合、圧力を上げることにより、励起された含フッ素化合物の一部または全部が F_2 に変換されうる。ただし、 F_2 への変換はかかる態様に限定されるものではなく、第1のゾーン中で行われてもよく、第1のゾーンから第2のゾーンへの輸送過程で行われてもよい。
- [0043] 本発明において、第1のゾーンに供給される含フッ素化合物含有ガス中の含フッ素化合物に特に制限はなく、エネルギー付与によって励起し分解された後にF₂ガスを生成し、F₂ガスよりも取り扱いが容易であれば、何れの化合物も使用することができる。取り扱いの容易性という点からは、使用条件下でガス状にある含フッ素化合物が好ましい。例えば、25℃、1気圧で気体である化合物が好ましい。
- [0044] 含フッ素化合物には、直鎖、分枝状、若しくは環状の飽和パーフルオロカーボン; 直鎖、分枝状、若しくは環状の不飽和パーフルオロカーボン、カルボニルフッ化物、 パーフルオロハイポフルオライド、パーフルオロ過酸化物、パープルオロエーテル化 合物、含酸素フッ化物、ハロゲン間フッ化物、含ヨウ素フッ化物、含硫黄フッ化物、含 窒素フッ化物、含ケイ素フッ化物、含希ガスフッ化物、又はそれらの組み合わせが含 まれる。
- [0045] 本明細書において、パーフルオロカーボンとは、H原子が全てF原子で置換された 炭化水素を指す。本明細書において、接頭語を付与せずに又は構造異性体の区別 なしに記載した置換又は無置換の炭化水素基は、特に断らない限り全ての異性体を 含む。例えば、 C_{4-10} は $n-C_{4-10}$ 及び $i-C_{4-10}$ を含む。環状化合物とは、単環式化合物であっても多環式化合物であってもよく、脂環式化合物であっても芳香族化合物 であってもよく、また炭素環式化合物であっても複素環式化合物であってもよい。
- [0046] 飽和パーフルオロカーボンとは、炭素-炭素多重結合を有しないパーフルオロカーボンを指す。飽和パーフルオロカーボンの炭素数に特に制限はないが、好ましくは1-8、さらに好ましくは1-6である。直鎖飽和パーフルオロカーボンには、 CF_4 、 C_2F_6 、 C_3F_8 、 $n-CF_1$ 0、 $n-CF_2$ 1、及V0 $n-CF_3$ 1が含まれる;分枝状飽和パーフル

- オロカーボンには、 $i-C_{4}F_{10}$ 、 $i-C_{5}F_{12}$ 、 $C(CF_{3})_{4}$ 、 $i-C_{6}F_{14}$ 、 $C_{3}F_{7}CF(CF_{3})_{2}$ が含まれる; 環式パーフルオロカーボンには、 $C_{6}F_{12}$ が含まれる。
- [0047] 不飽和パーフルオロカーボンとは、炭素-炭素二重結合及び/又は三重結合を少なくとも一つ有するパーフルオロカーボンを指す。不飽和パーフルオロカーボンの炭素数に特に制限はないが、好ましくは2-8、さらに好ましくは2-6である。例えば、不飽和パーフルオロカーボンには C_2F_4 、 C_3F_6 、 $CF(CF_3)=CF(CF_3)$ 、 $CF_2=C(CF_3)$ 、 $CF_2=C(CF_3)$ 、 CF_3 、 CF_3 、 CF_3 、 CF_3 、 CF_4 、 CF_3 、 CF_3 、 CF_4 、 CF_3 、 CF_4 、 CF_5 、 CF_5 、 CF_5 、 CF_5 、 CF_6 CF_6 、 CF_6 CF_6
- [0048] カルボニルフッ化物とは、カルボニル基及びフッ素を含む化合物を指す。カルボニルフッ化物には、FCOF、 $\operatorname{CF}_2(\operatorname{COF})_2$ 、及び $\operatorname{CF}_3(\operatorname{COF})_3$ で、及び $\operatorname{CF}_3(\operatorname{COF})_3$ で、及び $\operatorname{CF}_3(\operatorname{COF})_3$ である。
- [0049] パーフルオロ過酸化物とは、H原子が全てF原子で置換された過酸化物を指し、C F₂OOCF₂が含まれる。
- [0050] パーフルオロエーテル化合物とは、H原子が全てF原子で置換されたエーテルを指し、CF、OCF、C、F、OC、F、、及びC、F、OC、F、が含まれる。
- [0051] パーフルオロハイポフルオライドとは、少なくとも1つの-OH基を有する化合物の-OH基を全て-OF基で置換し、-OH基以外のH原子が全てF原子で置換して得られる構造を有する化合物を指す。パーフルオロハイポフルオライドには、CF $_3$ OF、 $_2$ CF $_3$ OF、CF $_2$ (OF) $_2$ 、及びCF $_3$ COOFが含まれる。
- [0052] 含酸素フッ化物には、上記のカルボニルフッ化物、パーフルオロ過酸化物、パーフルオロエーテル化合物に加え、 OF_2 、 SOF_4 、 $NOF及びNOF_3$ が含まれる。
- [0053] ハロゲン間フッ化物とは、フッ素以外のハロゲンとフッ素との間に結合が形成された 化合物を指す。ハロゲン間フッ化物には、 ClF_3 、 IF_5 、 BrF_5 、及び BrF_3 が含まれる。
- [0054] 含ヨウ素フッ化物とは、ヨウ素及びフッ素を含有する化合物を指し、 CF_3 I、及び CF_2 F Iが含まれる。
- [0055] 含窒素フッ化物とは、窒素及びフッ素を含有する化合物を指し、 N_2F_4 、 NF_3 、 NOF_3 が含まれる。
- [0056] 含ケイ素フッ化物とは、ケイ素及びフッ素を含有する化合物を指し、 SiF_4 、 Si_4 らまれる。

含希ガスフッ化物とは、希ガス及びフッ素を含有する化合物を指し、 XeF_2 、 XeF_4 、 XeF_3 が含まれる。

- [0057] 含硫黄フッ化物とは、硫黄及びフッ素を含有する化合物を指し、 SF_4 、 SF_6 、 SOF_2 、 及びSOF が含まれる。
- [0058] これらの含フッ素化合物は、単独で使用しても、また組み合わせて使用してもよい。
- [0059] 第1のゾーンに供給される含フッ素化合物含有ガスは、含フッ素化合物以外のガスを含有してもよい。含フッ素化合物以外のガスの種類及び流量、並びに第1のゾーンの圧力は、第1のゾーンで含フッ素化合物を励起する態様、及び、目的とする生成 F_2 濃度に応じて選択される。第1のゾーンでプラズマを発生させる場合、含フッ素化合物以外のガスとして不活性ガス及び/または酸素を用いることができる。不活性ガスには、 F_2 には、 F_3 には、 F_4 には、 F_5 には、 F_6 には、 F_6 には、 F_6 には、 F_6 には、 F_7 には、 F_8 になった。 F_8 には、 F_8 になった。 F_8 には、 F_8 には
- [0060] 第1のゾーンにおいて含フッ素化合物にエネルギーを付与して励起する方法としては、励起後にF₂が生成するという条件を充たせば特に制限はなく、プラズマ化、光照射、及び加熱が挙げられる。励起とは、基底状態より高いエネルギー状態に遷移させることをいう。プラズマ化には任意の公知の手法を用いることができ、例えば誘導結合プラズマ(ICP)、ヘリコン波プラズマ、及び電子サイクロトロン共鳴プラズマ(ECR)が挙げられる。光照射には、紫外線照射やレーザー照射が含まれる。含フッ素化合物が加熱により分解してF₂を生成する化合物である場合、エネルギーを付与する方法として加熱を用いることもできる。
- [0061] 第1のゾーンで励起された含フッ素化合物を含有するガスは、第2のゾーンで表面 改質される物品と接触するまでの間にF₂を生成する。F₂の生成の場所及び時期に制限はなく、第1のゾーンで生成してもよく、第1のゾーンから第2のゾーンへ輸送する 間に生成してもよく、第2のゾーン中で生成してもよい。第1のゾーン及び第2のゾーンが異なるチャンバーである場合、両者を接続するガス流路中でF₂が生成してもよい。F₂生成する反応機構に制限はなく、例えば励起により生じたFラジカルの再結合が 挙げられる。

- [0062] 含フッ素化合物含有ガスが2以上の含フッ素化合物を含有する場合、全ての種類の含フッ素化合物からF₂が生成してもよく、一部の種類の含フッ素化合物のみがF₂生成に寄与してもよい。含フッ素化合物の中でF₂に変換される割合が高い方が好ましく、含フッ素化合物の全ての量がF₂に変換されてもよい。なお第1のゾーンに供給される際に含フッ素化合物を含有したガスを、本明細書では「含フッ素化合物含有ガス」と表記する。第1のゾーンで励起された含フッ素化合物を含有するガスを、「励起含フッ素化合物含有ガス」と表記する。また、「励起含フッ素化合物含有ガス」中に、励起された含フッ素化合物由来のF₂が含まれる場合がある。
- [0063] 第1のゾーンで処理された含フッ素化合物含有ガスは、第2のゾーンに輸送される。 第1のゾーンで処理された含フッ素化合物含有ガスは、第1のゾーン中でF₂ガスを生成することもあり、時間の経過と共にF₂ガスを生成することもある。含フッ素化合物含有ガスの全圧及び/または励起された含フッ素化合物の分圧を増加することにより、 F₂ガスの生成を促進しうる。よって、第1のチャンバーと第2のチャンバーとをガス流路により連通させる場合、含フッ素化合物含有ガスを外部に取り出すことなく第2のチャンバーに輸送できる。
- [0064] 本発明の方法では、表面改質に必要な量のF₂ガスを第1のゾーンで含フッ素化合物を励起することにより製造し、第2のゾーンで表面改質に消費するため、予め大量のF₂ガスを準備または輸送し、取り扱う必要がないという利点が得られる。つまり、表面改質を行う前はF₂ガスよりも安定で取り扱いが容易な含フッ素化合物の形態で保存し、表面改質の際に該含フッ素化合物をF₂ガスに変換して利用することにより、従来のF₂ガスの取り扱いに関する問題を解決することができる。
- [0065] 含フッ素化合物を励起してから表面改質される物品と接触させるまでの間に、該含フッ素化合物に別のガスを混合してもよい。混合する別のガスとしては、不活性ガスが好ましい。ここで不活性ガスとは、前述の通りである。別のガスの導入は、第1のゾーン内及び第2のゾーン内の任意の位置で行うことができる。第1のゾーン及び第2のゾーンが異なるチャンバーである場合、別のガスの導入は、第1のチャンバー内、第2のチャンバー内、及び、第1のチャンバーと第2のチャンバーとを接続するガス流路の任意の位置で行うことができる。

- [0066] 第1のゾーンから取り出される時点で、励起含フッ素化合物含有ガスはF₂を含有することがある。F₂ガスの危険性及び反応性の観点から、F₂含有ガスのF₂ガス濃度は低いことが好ましい。
- [0067] 第1のチャンバーから含フッ素化合物含有ガスを取り出すため、第1のチャンバーを 真空ポンプで排気し、排気された含フッ素化合物含有ガスを第2のチャンバーに導 入してもよい。真空ポンプは第1のチャンバーと第2のチャンバーとを接続するガス流 路中に設置することができる。真空ポンプを使用する場合、別のガスとの混合は、第 1のチャンバーと真空ポンプとの間で行ってもよく、真空ポンプと第2のチャンバーと の間で行ってもよい。
- [0068] 第1のゾーンから取り出された後に混合される別のガスの流量、及び第2のゾーン の圧力は、表面改質される物品の材質及び表面積に応じて選択される。
- [0069] 表面改質がなされる物品に特に制限はなく、F₂ガスと接触して反応するものであれば、何れの材質の物品でもよい。表面がF₂ガスと接触することにより、表面がフッ素化されることが好ましい。表面のフッ素化により、表面の撥水性、撥油性、防汚性、耐候性などの各種の特性が改善できる。F₂ガスと反応するという観点から、表面改質される物品は金属及び/又は金属化合物及び/又はポリマーを含むことが好ましく、表面に金属及び/又は金属化合物及び/又はポリマーを含むことがさらに好ましい。
- [0070] 金属としては、例えば鉄、アルミニウム、チタン、亜鉛、ニッケル、スズ、銅等の単体金属や、ステンレス、真鍮等の合金が挙げられる。金属化合物としては、金属酸化物、金属窒化物、金属炭化物、金属水酸化物及び金属塩化物の群から選択される1種以上が挙げられ、例えばSiを主成分とする化合物、即ち、Si,SiO2,SiN4,SiC,ポリシリコン,アモルファスシリコン、またはこれらの組み合わせが挙げられる。また、該Siを主成分とする化合物は、LPCVD装置で成膜されたものも挙げられる。ポリマーとしては、HDPE、LDPE、LLDPEといったポリエチレン、ポリプロピレン、ポリエチレンテレフタレートやポリエチレンナフタレート等のポリエステル、ポリ塩化ビニル、ポリ塩化ビニリデン、ナイロン、ポリ酢酸ビニル、ポリビニルアルコール、ポリビニルアセタール、ポリスチレン、等が挙げられる。
- [0071] 本発明は、第1のゾーン及び第2のゾーンを備えた表面改質装置に関し、第1のチ

ャンバー、第2のチャンバー、及び第1のチャンバーと第2のチャンバーとを接続する ガス流路を備えた表面改質装置にも関する。

12

- [0072] 第1のゾーンはエネルギーを付与する手段を備え、含フッ素化合物含有ガスにエネルギーを付与することにより、含フッ素化合物含有ガス中の少なくとも1つの含フッ素化合物が励起される。エネルギーを付与する手段としては、プラズマ発生装置、光源、及び加熱源が挙げられる。プラズマ発生装置としては、ECRプラズマ装置、ICPプラズマ装置、及びヘリカル型プラズマ装置等が挙げられる。光源としては、キセノンランプ、エキシマレーザー等が挙げられる。加熱源としては、電気炉が挙げられる。
- [0073] 第1のゾーンで含フッ素化合物を励起した後、励起含フッ素化合物含有ガスは第2 のゾーンに輸送される。第1及び第2のゾーンが異なるチャンバーである場合、第1の チャンバー及び第2のチャンバーを接続するガス流路を通じて励起含フッ素化合物 含有ガスが流通する。本発明の表面改質装置は、ガス流路中に真空ポンプをさらに 備えてもよい。
- [0074] 本発明の表面改質装置は、励起含フッ素化合物含有ガスと不活性ガスとを混合する手段をさらに備えてもよい。励起含フッ素化合物含有ガスと不活性ガスとを混合する手段に特に制限はなく、単に励起含フッ素化合物含有ガスの流路と不活性ガスの流路とが合流するよう設計されていてもよい。
- [0075] 第2のゾーンは、表面改質される物品を搬入する手段を備えることができる。搬入手段に特に制限はなく、移動ステージが試料搬入室を経由して搬入されてもよい。第2のゾーンから排出されたガスにはF2や含フッ素化合物が残存する場合があるため、該排出ガスは排出ガス処理装置へ送られる。
- [0076] 以下、含フッ素化合物含有ガスをプラズマ化により励起する本発明の実施態様について、図1を参照して説明する。
- [0077] 図1の表面改質装置において、第1のチャンバーはプラズマ発生装置を備え、プラズマ発生に適した圧力まで減圧にする。好ましくは1~1333Paである。減圧にした後、プラズマ化によりFプスを生じる含フッ素化合物、例えばNF多含有するガスを、第1のチャンバーに供給する。含フッ素化合物を、第1のチャンバーに供給する前に他のガス、例えばN2やAr5を混合してもよい。この混合を行う場合、含フッ素化合物及

び別のガスを含有するガスが含フッ素化合物含有ガスとして第1のチャンバーに供給される。即ち、その供給される含フッ素化合物含有ガスは、NF₃単独でもよいし、NF₃とN₂との混合ガスであってもよい。

[0078] 含フッ素化合物含有ガスがNF 単独の場合は、

 $NF_3 \rightarrow 1/2N_2 + 3/2F_2$

のように、 NF_3 が完全に F_2 に変換されると、25%の窒素ガスが発生するため、発生する F_2 ガスの濃度は最大75%となる。本発明の好ましい特徴の一つは、 NF_3 の完全分解を実質的に達成できることにある。

- [0079] 導入可能なNF₃量が、100sccm~5000sccmであることから、発生F₂ガス量は、15 Osccm~7500sccmとなる。75%よりも希釈して使用したい場合は、処理室手前から、また、F₂ガス濃度をできる限り低い濃度で取り扱いたい場合は、真空ポンプ手前から、不活性ガスを導入する。あるいはプラズマを発生させる条件に合致するのであれば、プラズマ発生装置手前より不活性ガスを導入し、任意の濃度に調節する。この希釈フッ素ガスをライン下流に設けた処理室に導入し、減圧ないし常圧あるいは加圧下で物品の表面改質に用いる。
- [0080] 第1のチャンバーのプラズマ発生装置の作動条件は、供給される含フッ素化合物が 励起されるよう選択される。作動条件は、含フッ素化合物の分解率が高くなるよう、好 ましくは含フッ素化合物が完全に分解されるよう、選択される。
- [0081] 励起含フッ素化合物含有ガスは、ガス流路を通じて第1のチャンバーから第2のチャンバーに輸送される。ガス流路中で、励起含フッ素化合物含有ガスに別のガスを混合し、F、濃度を表面改質に適した濃度とする。図中に示した3つの入口の内、1つ以上の任意の入口で別のガスを混合することができる。あるいはまた、別のガスを全く混合しなくてもよく、含フッ素化合物に別のガスが混合された含フッ素化合物含有ガスを予め準備してもよい。
- [0082] 第2のチャンバーでは表面改質が行われる。第2のチャンバーから排出されるガスは、排出ガス処理装置に導入される。
- [0083] 図1の装置では、真空ポンプまでは大気圧(または常圧)より低い圧力に保持され、 真空ポンプから表面処理室までは大気圧に保持され、表面処理室は減圧もしくは加

圧状態または大気圧に保持される。しかし、図1の態様に限られず、真空ポンプより下流での圧力は、別のガスの混合により加圧されてもよい。好ましい圧力条件は、真空ポンプまでの圧力が1~1333Paであり、真空ポンプより下流での圧力が大気圧または大気圧以上とすることである。

産業上の利用可能性

[0084] 本発明によれば取り扱いが難しい大量のF₂をあらゆる濃度範囲で必要な時に容易に製造することができる。従って、F₂を使用する全ての産業にとって極めて有用である。特に、本発明は、F₂の反応性を利用する半導体製造業、医薬及び農薬製造業や、F₂との反応によって製造されるフッ素化材料の特性を利用する高分子材料製造業、無機材料製造業、金属材料製造業、有機材料製造業、電池材料製造業などに有用である。

実施例

[0085] 以下、本発明を実施例により説明するが、本発明が以下の実施例に限定されるものではない。

[実施例1]

図1の装置を用いて、含フッ素化合物含有ガスからF₂を製造した。含フッ素化合物としてNF₃を用い、プラズマ発生装置として誘導結合プラズマ(ICP)発生装置 (Landmark Technology社製Litmas Blue1200)を使用した。

- [0086] まず、プラズマ発生装置を設置した第1のチャンバーを1Torr(133Pa)まで減圧した。次に、NF₃(流量:200sccm)を希釈ガス入口1でAr(流量:300sccm)により希釈して含フッ素化合物含有ガスを製造し、この含フッ素化合物含有ガスを上記第1のチャンバーに供給した。プラズマ発生装置には1200Wの出力を印加した。その第1のチャンバーから放出された含フッ素化合物含有ガスを、希釈ガス入口3で窒素(流量:9300sccm)により再度希釈するとともに、真空ポンプ下流で常圧となっている処理室(第2のチャンバー)に輸送した。
- [0087] 本実施例のNF₃流量では、理論上供給したNF₃が完全に分解すると(NF₃ \rightarrow 1/2 N₂+3/2F₂)、N₂及びF₂がそれぞれ100sccm、300sccm発生することになる。従って、NF₃が完全に分解した場合には、窒素で再希釈した後のF₂の濃度は3.0 vol.%とな

る。

- [0088] 真空ポンプと第2のチャンバーとの間で含フッ素化合物含有ガスをサンプリングし、FT-IR測定及び10%KI水溶液を用いた滴定を行った。FT-IR測定装置には、Midac社製FT-IR IGA-2000を用いた。その結果、含フッ素化合物含有ガス中のF₂濃度は2.9 vol.%であり、第1のチャンバーに供給したNF₃の分解率は98%であることがわかった。
- [0089] 次に、第2のチャンバー内でポリプロピレン板の表面処理を行った。第2のチャンバーとしては、内容積4.6LのNi製の円柱体容器を用いた。この中にポリプロピレン板(以下、PPと略すことがある。L×W×H=20mm×20mm×2mm)を5個設置し、窒素ガスで第2のチャンバー内を置換した。その後、上記操作により得た含フッ素化合物含有ガスを、第2のチャンバー内に輸送し、25℃で所定時間、PPの表面処理を行った。処理時間ごとのPP表面の接触角(水との接触角(単位:度))を測定した(処理前のPP接触角は、89度)。その測定結果を表1に示す(PP 5個(n=5)の平均値を算出)。
 [実施例2]

プラズマ発生装置を設置した第1のチャンバーから放出された含フッ素化合物含有ガスを希釈する窒素の流量を5300sccmに変更した点を除き、実施例1と同様に実験を行った。なお、この条件でNF $_3$ が完全分解する場合、真空ポンプ下流で常圧下の第2のチャンバーに輸送される含フッ素化合物含有ガス中のF $_2$ の濃度は5.0vol%となる。

- [0090] サンプリングされた含フッ素化合物含有ガス中の F_2 濃度は4.9vol.%であり、 NF_3 の分解率は98%であることがわかった。
- [0091] 次に、実施例1と同様にして、PPの表面処理を行い、その接触角を測定した。その 測定結果を表1に示す。

[0092] [表1]

| 処理時間 | 1 min | 5 min | 1 Omin | 3 Omin | 6 Omin |
|------|-------|-------|--------|--------|--------|
| | | | | | |
| 1 | 8 9 | 8 9 | 101 | 104 | 1 0 5 |
| 2 | 9 4 | 102 | 1 0 3 | 105 | 1 0 5 |

表1 表面の接触角(単位:度)

[0093] [実施例3]

含フッ素化合物としてNF $_3$ に代えて $_2$ CF $_6$ E用い、 $_2$ CF $_6$ (流量: $_2$ 40sccm)を $_2$ C流量: $_2$ 160sccm)で希釈して含フッ素化合物含有ガスを発生させる点、及びプラズマ発生装置を設置した第 $_1$ のチャンバーに供給し、その第 $_1$ のチャンバーから放出される含フッ素化合物含有ガスを希釈する窒素の流量を $_1$ 00slmに変更した点を除き、実施例 $_1$ と同様に実験を行った。

[0094] サンプリングされた含フッ素化合物含有ガス中には、710ppmの F_2 ガスが検出され、 供給した C_2 F の分解率はほぼ100%であった。

[0095] 次に、上記の窒素で希釈した含フッ素化合物含有ガスを使用する点、及びポリプロピレン板に代えてアルミニウム板を使用する点以外は、実施例1と同様にし、その表面処理を行った。内容積4.6LのNi製の円柱体容器(第2のチャンバー)内に、アルミニウム板(以下、Alと略すことがある。L×W×H=20mm×20mm×2mm)を5個設置し、窒素ガスで上記第2のチャンバー内を置換した。その後、上記操作により得た含フッ素化合物含有ガスを、その第2のチャンバー内に輸送し、25℃で所定時間、Alの表面処理を行い、処理時間ごとのAl表面の接触角(水との接触角(単位:度))を測定した。

[0096] その測定結果を表2に示す。

[実施例4]

含フッ素化合物として $_{_{2}}^{C}$ に代えてFCOFを用いた点を除き、実施例3と同様にして実験を行った。

[0097] サンプリングされた含フッ素化合物含有ガス中には、 $140 ppm OF_2$ ガスが検出され、 供給したFCOFの分解率は69%であった。

次に、実施例3と同様にして、AIに代えて銅板(Cuと略すことがある)の表面処理を [0098] 行い、その接触角を測定した。なお、このときCuは、予め酸洗(Cuを0.1NのHCl溶液 に入れて30 min 攪拌後、水洗3回)及び加熱処理(大気中200℃で1hr加熱後、デシ ケータ中で放冷)を行った。その測定結果を表2に示す。

[0099] [表2]

6 Omin 1 2 O min 180 min 処理時間 1 Omin 実施例 9 3 105 109 108 109 109 108 4 9 4 102 109

表面の接触角 (単位:度)

[0100] [実施例5]

図1の装置を用いて、ポリプロピレンの表面改質を行った。含フッ素化合物ガスとし ${\it CNF}_3$ を用い、プラズマ発生装置として誘導結合プラズマ(ICP)発生装置(Landmark Technology社製Litmas Blue1200)を使用した。第2のチャンバーには、L×W×H= 20mm×20mm×2mmのポリプロピレン(PP) 試料を設置した。

- まず、第1のチャンバーを1Torrまで減圧した。次に、 NF_3 (流量:100sccm)を入口1[0101] でAr(流量:400sccm)により希釈して含フッ素化合物含有ガスを作成し、該含フッ素化 合物含有ガスを第1のチャンバーに供給した。プラズマ発生装置には、1200Wの出 力を印加した。第1のチャンバーから放出された含フッ素化合物含有ガスを入口3で 窒素(流量:14400sccm)により再度希釈し、常圧下の第2のチャンバーに導入した。 この条件でNF。が完全分解すると、第2のチャンバーに導入される含フッ素化合物含 有ガス中の F_2 濃度は、1 vol.%となる(サンプリングして分析した結果、 F_2 濃度は、0.99vol.% であり、分解率99% であった)。
- 第2のチャンバーでは、PP試料を常圧下24℃で3時間、含フッ素化合物含有ガスと [0102] 接触させた。
- 試料表面をULVAC-PHI社製XPS PHI Quantum 2000により分析した。 処理前では [0103] 、試料表面における炭素の原子濃度は83atom%であり、フッ素の原子濃度は0atom%

であったが、処理後では、炭素の原子濃度は49atom%、フッ素の原子濃度は44atom%であった。このXPSの分析結果から、試料表面がフッ素化されたことがわかる。

[0104] なお、XPSの測定条件は以下の通りである。

[0105] X線源:Al K a 1486.6eV モノクロ化

X線出力:24.72W

X線ビーム直径:100.0mm

ソースアナライザ角:45.0°

ニュートラライザエネルギー:1.0V

ニュートラライザ電流:25.0nA

深さ方向の分析

スパッタイオン:Ar[†]

スパッタエネルギー:3.000keV

スパッタ電流:25.0nA

[実施例6]

 NF_3 (流量: 200sccm) をAr (流量: 300sccm) で希釈して含フッ素化合物含有ガスを製造し、第1のチャンバーから放出される含フッ素化合物含有ガスを流量9300sccmの窒素で希釈した点を除き、実施例5と同様にPP試料の表面改質を行った。 NF_3 が完全に分解したと仮定すると、常圧下の第2のチャンバーに導入される含フッ素化合物含有ガス中の F_2 濃度は3 vol.%となる (サンプリングして分析した結果、 F_2 濃度は、2.9vol.% であり、分解率99% であった)。

[0106] 表面処理後のPP試料表面を実施例5と同様にULVAC-PHI社製XPS PHI Quantum 2000により分析した。処理前では、試料表面における炭素の原子濃度は83atom%、フッ素の原子濃度は0atom%であったが、処理後では、炭素の原子濃度は41atom%、フッ素の原子濃度は53atom%であった。この結果から、試料表面がフッ素化されたことがわかる。

[実施例7]

図1の装置を用いて、 SiO_2 膜ウエハのエッチング試験を行った。内容積4.6LのNi製の円柱体容器(第2のチャンバー)内に、単結晶Si上に SiO_2 膜(7500Å)を成膜したウ

エハ(25mm×25mm)を設置した。また、この第2のチャンバーの上流に、プラズマ発生装置(第1のチャンバー)として誘導結合プラズマ(ICP)発生装置(ASTeX社製ASTRONi)を設置した。第1及び第2のチャンバー内を、窒素により置換した。その後、第2のチャンバー内を、0.5×10⁵Paまで減圧し、所定温度(260℃、並びに310℃)に加熱した。また、第1のチャンバー内にNF₃:1000sccmを供給、分解し、第1のチャンバーから放出された含フッ素化合物含有ガスを、希釈ガス入口3で窒素(流量:5500sccm)により希釈した。希釈ガス入口3付近の圧力は常圧であった。これにより、F₂濃度20 vol.%の含フッ素化合物含有ガスを発生させた。この含フッ素化合物含有ガスのうち1000 sccmを、上記の0.5×10⁵Pa及び各々の所定温度に保ったままの第2のチャンバー内に輸送し、それぞれの温度において目的のウエハの表面処理を行った

[0107] 処理後のウエハは、Nanometrics社製Nano Spec 3000AF-T を用いて膜厚測定を行い、各々の所定温度でのエッチングレートを求めた。その結果を表3に示す。 [0108] [表3]

表 3 SiO。膜のエッチングレート(単位: Å/min)

| 処理温度 | エッチングレート |
|------|----------|
| 260℃ | 60 |
| 310℃ | 280 |

[0109] [実施例8]

図1の表面処理装置を使用して、化合物のフッ素化を行った。

[0110] 図1の表面処理装置において、処理室の位置に恒温槽を付帯した1000mlのPFA 製反応器を設置した。その反応器に1,3-ジオキソラン-2-オン 517g(5.87mol)を入れ、50℃の恒温槽中で融解させた。次に、窒素ガスを200sccmの流量で反応器内に30分間吹き込みながら、溶存している空気等のガス成分を系外に追い出し、系内の窒素 置換を行った。その後、含フッ素化合物含有ガスとしてNF。を用い、更にプラズマ発生装置としては誘導結合プラズマ(ICP)発生装置(ASTeX社製ASTRONi)を使用して、NF。からF。を発生させた。NF。:1000sccmを導入し、N。:3000sccmで希釈したところ、ほ

ぼ30%のF₂が得られた。希釈N₂ガス入口3付近の圧力は常圧であった。その30%F₂のうち350sccmを、先端にSUS製フィルター(細孔直径15 μ m、表面積 7.5cm²)を装着したガス吹き込み管を使用して、反応器に導入した。回転数を約800rpmにした攪拌機によって絶えず反応液を攪拌して、一ヶ所にフッ素ガスを滞留させないようにした。反応器内の液相温度は、外部の恒温槽により50~60℃に保つようにした。同時に、反応器上部に取り付けた冷却器で、原料、生成物及び副生したフッ化水素の蒸気を凝縮・還流させながら、気相温度を35~50℃に保つようにした。未反応フッ素等の不凝縮ガスは、冷却器の後に設けた除害装置で処理した。

- [0111] フッ素の導入量が10.6mol(原料の1.8モル当量)に達した時点で反応を終了し、副生したフッ化水素を蒸留して除去した後、水(200ml)及び10%NaHCO。水溶液(100ml)で洗浄し、ジクロロメタン(500ml×6回)で抽出した。その抽出液を無水硫酸マグネシウムで乾燥した後、ジクロロメタンを留去した。得られた粗生成物590gを蒸留精製したところ、純度90%以上の4-フルオロ-1,3-ジオキソラン-2-オンが480g得られた(収率 約70%)。
- [0112] 純度90%の粗生成物は、15℃にて再結晶を3回繰り返したところ、純度99%以上の4-フルオロ-1,3-ジオキソラン-2-オンが約390g得られた。

[比較例1]

図1の装置で真空ポンプを実施例1のように使用しないで、プラズマ発生装置の第1のチャンバーと処理室の第2のチャンバーとを接続し、処理室内の圧力を常圧に設定せずに、プラズマ発生装置内と同等の1.0Torrに保持する以外は、実施例1と同様に、含フッ素化合物(NF₃)の分解実験を行い、含フッ素化合物含有ガスを作成した。

[0113] このときサンプリングされた含フッ素化合物含有ガス中のF 濃度は、114 ppm であった。

[比較例2]

図1の装置で真空ポンプを実施例1のように使用しないで、プラズマ発生装置と処理室とを接続し、処理室の圧力を常圧に設定せず、含フッ素化合物(NF3)を1.0 Torrでプラズマ処理する点、及び処理室内の圧力を0.48 Torrに設定する点以外は、実施例1と同様に、含フッ素化合物(NF3)の分解実験を行い、含フッ素化合物含有ガス

を作成した。

- [0114] このときサンプリングされた含フッ素化合物含有ガス中のF₂濃度は、84 ppm であった。
- [0115] 以上説明した態様の他に、本発明は以下の態様も含む。
 - [A](1)減圧下の第1のゾーン中で、含フッ素化合物含有ガスにエネルギーを付与することにより、含フッ素化合物含有ガス中の少なくとも1つの含フッ素化合物を励起し;
 - (2)励起した含フッ素化合物を含む励起含フッ素化合物含有ガスを、第1のゾーンと連通した常圧または加圧下にある第2のゾーンに輸送し;
 - (3) 該第2のゾーン中で、励起した含フッ素化合物の一部または全部が変換されたF ガスを含むF 含有ガスを物品の表面と接触させ、該物品の表面を改質する; 工程を含み、
 - (4)第1のゾーンで励起された含フッ素化合物の一部または全部が第2のゾーンで物品表面と接触するまでに変換されたF_プガスを利用する、

表面改質方法。

- [0116] [B](1)第1のゾーン中で、含フッ素化合物含有ガスに減圧状態でエネルギーを付与することにより、含フッ素化合物含有ガス中の少なくとも1つの含フッ素化合物を励起し;
 - (2)励起した含フッ素化合物を含む励起含フッ素化合物含有ガスを、第1のゾーンと 連通した第2のゾーンに輸送する間に、該輸送系内の圧力を常圧または加圧状態と し;
 - (3) 該第2のゾーン中で、励起した含フッ素化合物の一部または全部が変換されたF ガスを含むF。含有ガスを物品の表面と接触させ、該物品の表面を改質する; 工程を含み、
 - (4)第1のゾーンで励起された含フッ素化合物の一部または全部が第2のゾーンで物品表面と接触するまでに変換された F_2 ガスを利用する;表面改質方法。
- [0117] [C](1)第1のゾーン中で、含フッ素化合物含有ガスに減圧状態でエネルギーを付与することにより、含フッ素化合物含有ガス中の少なくとも1つの含フッ素化合物を励起

し;

- (2)第1のゾーン中の圧力を常圧または加圧状態とすることにより、励起した含フッ素化合物の一部または全部を、 F_2 を含む F_2 含有ガスに変換し、;
- (3)変換されたF。含有ガスを、第1のゾーンと連通した第2のゾーンに輸送し、
- (4) 該第2のゾーン中で、励起した含フッ素化合物の一部または全部が変換されたF ガスを含むF 含有ガスを物品の表面と接触させ、該物品の表面を改質する; 工程を含み、
- (5)第1のゾーンで励起された含フッ素化合物の一部または全部が第2のゾーンで物 品表面と接触するまでに変換されたF2ガスを利用する、

表面改質方法。

- [0118] [D](1)減圧下の第1のチャンバー中で、含フッ素化合物含有ガスにエネルギーを付 与することにより、含フッ素化合物含有ガス中の少なくとも1つの含フッ素化合物を励 起し:
 - (2)第1のチャンバーと第2のチャンバーとを接続するガス経路を通じて、励起された 含フッ素化合物を含む励起含フッ素化合物含有ガスを、第1のチャンバーから常圧 または加圧下にある第2のチャンバーに輸送し;
 - (3) 該第2のチャンバー中で、励起した含フッ素化合物の一部または全部が変換されて生成した F_2 ガスを含む F_2 含有ガスを物品の表面と接触させ、該物品の表面を改質する;

工程を含み、

(4)第1のチャンバーで励起された含フッ素化合物の一部または全部が第2のチャンバーで物品表面と接触するまでに変換されたF₂ガスを利用する、

表面改質方法。

- [0119] [E](1)第1のチャンバー中で、含フッ素化合物含有ガスに減圧状態でエネルギーを 付与することにより、含フッ素化合物含有ガス中の少なくとも1つの含フッ素化合物を 励起し;
 - (2)第1のチャンバーと第2のチャンバーとを接続するガス流路を通じて、励起した含フッ素化合物を含む励起含フッ素化合物含有ガスを、第1のチャンバーから第2のチ

ャンバーに輸送する間に、該輸送系内の圧力を常圧または加圧状態とし;

- (3) 該第2のチャンバー中で、励起した含フッ素化合物の一部または全部が変換された F_2 ガスを含む F_2 含有ガスを物品の表面と接触させ、該物品の表面を改質する;工程を含み、
- (4)第1のチャンバーで励起された含フッ素化合物の一部または全部が第2のチャンバーで物品表面と接触するまでに変換された F_2 ガスを利用する、表面改質方法。
- [0120] [F](1)第1のチャンバー中で、含フッ素化合物含有ガスに減圧状態でエネルギーを 付与することにより、含フッ素化合物含有ガス中の少なくとも1つの含フッ素化合物を 励起し:
 - (2)第1のチャンバー中の圧力を常圧または加圧状態とすることにより、励起した含フッ素化合物の一部または全部が変換された F_2 ガスを含む F_3 含有ガスに変換し、
 - (3)第1のチャンバーと第2のチャンバーとを接続するガス流路を通じて、変換された F。含有ガスを、第1のチャンバーから第2のチャンバーに輸送し、
 - (4) 該第2のチャンバー中で、励起した含フッ素化合物の一部または全部が変換された F_2 ガスを含む F_2 含有ガスを物品の表面と接触させ、該物品の表面を改質する;工程を含み、
 - (5)第1のチャンバーで励起された含フッ素化合物の一部または全部が第2のチャンバーで物品表面と接触するまでに変換されたF₂ガスを利用する、 表面改質方法。
- [0121] [G]第1のチャンバーと第2のチャンバーとを接続するガス流路中に真空ポンプが設置され、励起含フッ素化合物含有ガスを第1のチャンバーから第2のチャンバーへ輸送する工程に該真空ポンプが用いられる、[D]または[E]に記載の表面改質方法。
- [0122] [H]含フッ素化合物含有ガスにエネルギーを付与してから、表面改質される物品と接触させるまでの間に、不活性ガス及び/または酸素を導入する工程をさらに含む、[A]-[G]の何れかに記載の表面改質方法。
- [0123] [I]エネルギーを付与する工程が含フッ素化合物含有ガスのプラズマ化を含む、[A] -[H]の何れかに記載の表面改質方法。

- [0124] [J]含フッ素化合物が、直鎖、分枝状、若しくは環状の飽和パーフルオロカーボン、直鎖、分枝状、若しくは環状の不飽和パーフルオロカーボン、カルボニルフッ化物、パーフルオロハイポフルオライド、パーフルオロ過酸化物、パーフルオロエーテル化合物、含酸素フッ化物、ハロゲン間フッ化物、含ヨウ素フッ化物、含硫黄フッ化物、含窒素フッ化物、含ケイ素フッ化物、含希ガスフッ化物、又はそれらの組み合わせから選択されるガス状の含フッ素化合物である、[A]-[I]の何れかに記載の表面改質方法
- [0125] [K]含フッ素化合物が、 CF_4 、 C_2F_6 、 C_3F_8 、 C_4F_{10} 、 C_5F_{12} 、 C_6F_{14} 、 C_2F_4 、 C_3F_6 、 C_4F_8 、 C_5F_{10} 、 C_6F_{12} 、 C_4F_6 、FCOF、 CF_3 COF、 CF_2 (COF) $_2$ 、 C_3F_7 COF、 CF_3 OF、 C_2F_5 OF、 CF_2 (OF) $_2$ 、 CF_3 COOF、 CF_3 OOCF $_3$ 、 CF_3 COOF、 CF_3 OCF $_3$ 、 C_2F_5 OC C_2F_4 OC $_2F_4$ 、OF $_2$ 、SOF $_2$ 、SOF $_4$ 、NOF、 CIF_3 、 CIF_3 、 CF_3 、C
- [0126] [L]含フッ素化合物含有ガスが、不活性ガス及び/または酸素を含む、[A]-[K]の何れかに記載の表面改質方法。
- [0127] [M]不活性ガスがHe、Ne、Ar、Xe、Kr、 N_2 、またはこれらの組み合わせである、[L]に記載の表面改質方法。
- [0128] [N]含フッ素化合物がN F_3 、 C_2 F、及びCOF の群から選択される1種以上である、[A] [M]の何れかに記載の表面改質方法。
- [0129] [O]含フッ素化合物が、パーフルオロカーボンあるいはパーフルオロカーボンの1種 以上を含む混合物のとき、酸素の存在下でプラズマ化される、[N]に記載の表面改 質方法。
- [0130] [P]表面改質が物品表面のフッ素化によって行われる、[A]-[O]の何れかに記載の表面改質方法。
- [0131] [Q]表面改質される物品が、金属及び/または金属化合物及び/またはポリマーである、[A]-[P]の何れかに記載の表面改質方法。
- [0132] [R]ポリマーがポリプロピレンを主成分とする物品である、[Q]に記載の表面改質方法。

- [0133] [S]金属化合物が金属酸化物、金属窒化物、金属炭化物、金属水酸化物及び金属 塩化物の群から選択される1種以上である、[Q]に記載の表面改質方法。
- [0134] [T]金属化合物がSiを主成分とする化合物、特にSi,SiO $_2$,Si N $_3$,SiC,ポリシリコン、アモルファスシリコン、またはこれらの組み合わせである、[Q]に記載の表面改質方法。
- [0135] [U]Siを主成分とする化合物がLPCVD装置で成膜されたものである、[T]に記載の表面改質方法。
- [0136] [V]含フッ素化合物含有ガスを減圧下でプラズマ化する手段を備えた、第1のゾーンと、該第1のゾーンと連通し、内部に表面改質される物品を有するとともに、圧力を常圧または加圧下に調製することで発生させたフッ素含有ガスが、該物品の表面と減圧乃至加圧下で接触して、該物品の表面を改質する手段を備えた、第2のゾーンと、を備えた表面改質装置。
- [0137] [W]含フッ素化合物含有ガスを減圧下でプラズマ化する手段を備えた、第1のチャンバーと、該第1のチャンバーと連通し、内部に表面改質される物品を有するとともに、 圧力を常圧または加圧下に調製することで発生させたフッ素含有ガスが、該物品の 表面と減圧乃至加圧下で接触して、該物品の表面を改質する手段を備えた、第2の チャンバーと、を備えた表面改質装置。
- [0138] [X]第2のチャンバーの前及び/または後に、真空ポンプ若しくはコンプレッサーが 設置される、[W]に記載の表面改質装置。
- [0139] [Y]第1のチャンバー、第2のチャンバー、及び真空ポンプが順に連通し、さらに、第1のチャンバー、第2のチャンバーと真空ポンプが、それぞれ独立して連通する、[X]に記載の表面改質装置、または、第1のチャンバー、コンプレッサー、及び第2のチャンバーが順に連通し、さらに、第1のチャンバー、コンプレッサーと第2のチャンバーが、それぞれ独立して連通する、[X]に記載の表面改質装置。
- [0140] [Z] [V]-[Y]に記載の装置を、有機及び/または無機材料の直接フッ素化に用いる方法。

請求の範囲

- [1] 減圧下で含フッ素化合物含有ガスにエネルギーを付与することにより含フッ素化合物含有ガス中の少なくとも1つの含フッ素化合物を励起し;そして
 - 励起した含フッ素化合物を含む励起含フッ素化合物含有ガスの一部または全部を 常圧または加圧下でF_。に変換する;
 - 工程を含むF。含有ガスの製造方法。
- [2] 含フッ素化合物を励起する工程が、減圧下にある第1のゾーン中で行われ; F₂に変換する工程が、第1のゾーンと連通した常圧または加圧下にある第2のゾーン中で行われる;
 - 請求項1に記載のF。含有ガスの製造方法。
- [3] 含フッ素化合物を励起する工程が、減圧下にある第1のゾーン中で行われ; F₂に変換する工程が、励起含フッ素化合物含有ガスを第1のゾーンと連通した第2 のゾーンに輸送する間に輸送系内の圧力を常圧または加圧状態とすることを含む; 請求項1に記載のF₂含有ガスの製造方法。
- [4] 含フッ素化合物を励起する工程が減圧下にある第1のゾーン中で行われ; F₂に変換する工程が第1のゾーン中の圧力を常圧または加圧状態とすることにより 行われる;
 - 請求項1に記載のF,含有ガスの製造方法。
- [5] 含フッ素化合物を励起する工程が減圧下にある第1のチャンバー中で行われ; F₂に変換する工程が第1のチャンバーと第2のチャンバーとを接続するガス経路を 通じて励起された含フッ素化合物を含む励起含フッ素化合物含有ガスを第1のチャンバーから常圧または加圧下にある第2のチャンバーに輸送することを含む; 請求項1に記載のF₂含有ガスの製造方法。
- [6] 含フッ素化合物を励起する工程が減圧下にある第1のチャンバー中で行われ; F₂に変換する工程が第1のチャンバーと第2のチャンバーとを接続するガス流路を 通じて、励起した含フッ素化合物を含む励起含フッ素化合物含有ガスを、第1のチャンバーから第2のチャンバーに輸送する間に、該輸送系内の圧力を常圧または加圧 状態とすることを含む;

請求項1に記載のF₂含有ガスの製造方法。

- [7] 含フッ素化合物を励起する工程が減圧下にある第1のチャンバー中で行われ; F₂に変換する工程が第1のチャンバー中で第1のチャンバーを常圧または加圧に することにより行われる;
 - 請求項1に記載のF。含有ガスの製造方法。
- [8] 第1のチャンバーと第2のチャンバーとを接続するガス流路中に真空ポンプが設置され、励起含フッ素化合物含有ガスを第1のチャンバーから第2のチャンバーへ輸送する工程に該真空ポンプが用いられる、請求項5または6に記載のF₂含有ガスの製造方法。
- [9] 含フッ素化合物を励起する工程が含フッ素化合物含有ガスをプラズマ化することを含む、請求項1~8の何れかに記載のF。含有ガスの製造方法。
- [10] 含フッ素化合物が、直鎖、分枝状、若しくは環状の飽和パーフルオロカーボン、直鎖、分枝状、若しくは環状の不飽和パーフルオロカーボン、カルボニルフッ化物、パーフルオロハイポフルオライド、パーフルオロ過酸化物、パーフルオロエーテル化合物、含酸素フッ化物、ハロゲン間フッ化物、含ヨウ素フッ化物、含硫黄フッ化物、含窒素フッ化物、含ケイ素フッ化物、含希ガスフッ化物、又はそれらの組み合わせから選択されるガス状の含フッ素化合物である、請求項1~9の何れかに記載のF2含有ガスの製造方法。
- 含フッ素化合物が、 CF_4 、 C_2F_6 、 C_3F_8 、 C_4F_{10} 、 C_5F_{12} 、 C_6F_{14} 、 C_2F_4 、 C_3F_6 、 C_4F_8 、 C_5F_{10} 、 C_6F_{12} 、 C_4F_6 、FCOF、 CF_3 COF、 CF_2 (COF) $_2$ 、 C_3F_7 COF、 CF_3 OF、 C_2F_5 OF、 CF_2 (OF) $_2$ 、 CF_3 COOF、 CF_3 OOCF、 CF_3 OOCF、 CF_3 OCF、 CF_3 OCF CF_3 OCF C
- [12] 含フッ素化合物含有ガスが、不活性ガス及び/または酸素を含む、請求項1~11 の何れかに記載のF₂含有ガスの製造方法。
- [13] 不活性ガスがHe、Ne、Ar、Xe、Kr、 N_2 、またはこれらの組み合わせである、請求項1 2に記載のF。含有ガスの製造方法。

- [14] 含フッ素化合物がNF $_3$ 、 C_2 F $_6$ 、及びCOF $_2$ の群から選択される1種以上である、請求項 $1\sim13$ の何れかに記載のF $_3$ 含有ガスの製造方法。
- [15] 含フッ素化合物が、パーフルオロカーボンあるいはパーフルオロカーボンの1種以上を含む混合物のとき、酸素の存在下でプラズマ化される、請求項14に記載のF2含 有ガスの製造方法。
- [16] 請求項 $1\sim15$ の何れかに記載の F_2 含有ガスの製造方法により得られた F_2 含有ガスを物品の表面と減圧もしくは加圧または常圧下で接触させることを含む物品の表面を改質する方法。
- [17] 含フッ素化合物含有ガスにエネルギーを付与してから、表面改質される物品と接触させるまでの間に、不活性ガス及び/または酸素を導入する工程をさらに含む、請求項16に記載の表面改質方法。
- [18] 表面改質が物品表面のフッ素化によって行われる、請求項16または17に記載の 表面改質方法。
- [19] 表面改質される物品が、金属、金属化合物及びポリマーの群から選択される1種以上である、請求項16~18の何れかに記載の表面改質方法。
- [20] ポリマーが、ポリプロピレンを主成分とする物品である、請求項19に記載の表面改質方法。
- [21] 金属化合物が、金属酸化物、金属窒化物、金属炭化物、金属水酸化物及び金属 塩化物の群から選択される1種以上である、請求項19に記載の表面改質方法。
- [22] 金属化合物が、Siを主成分とする化合物である、請求項19に記載の表面改質方法
- [23] Siを主成分とする化合物が、Si,SiO₂, Si N₃,SiC,ポリシリコン,アモルファスシリコン,またはこれらの組み合わせである、請求項22に記載の表面改質方法。
- [24] Siを主成分とする化合物が、LPCVD装置で成膜されたものである、請求項22に記載の表面改質方法。
- [25] 含フッ素化合物含有ガスを減圧下でプラズマ化する手段;及び プラズマ化手段と連通し、プラズマ化された含フッ素化合物含有ガスの圧力を常圧 または加圧状態に調整する圧力調整手段;

29

を備えた F_2 含有ガス製造装置。

- [26] 請求項25に記載のF2含有ガス製造装置の圧力調整手段と連通し、該F2含有ガス製造装置で製造されたF2含有ガスと物品の表面とを減圧もしくは加圧または常圧下で接触させるための物品を配置する手段を備えた表面改質装置。
- [27] 物品を配置する手段に連通する真空ポンプ若しくはコンプレッサーを更に備えた請求項26に記載の表面改質装置。
- [28] 請求項25~27の何れかに記載の装置を有機及び/または無機材料の直接フッ 素化に用いる方法。

[図1]

